



PCT
WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM
Internationales Büro
INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE
INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation ⁶ : C08F 6/00		A1	(11) Internationale Veröffentlichungsnummer: WO 95/33775
			(43) Internationales Veröffentlichungsdatum: 14. December 1995 (14.12.95)
(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/EP95/00607		(81) Bestimmungsstaaten: AU, BR, BY, CA, CN, CZ, FI, HU, JP, KR, KZ, MX, NO, NZ, PL, RU, UA, US, europäisches Patent (AT, BE, CH, DE, DK, ES, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE).	
(22) Internationales Anmeldedatum: 20. Februar 1995 (20.02.95)			
(30) Prioritätsdaten: P 44 19 518.4 3. Juni 1994 (03.06.94) DE P 44 35 423.1 4. Oktober 1994 (04.10.94) DE		Veröffentlicht <i>Mit internationalem Recherchenbericht.</i>	
(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): BASF AKTIENGESELLSCHAFT [DE/DE]; D-67056 Ludwigshafen (DE).			
(72) Erfinder; und (75) Erfinder/Anmelder (nur für US): STANGER, Bernd [DE/DE]; Habichtstrasse 18, D-67373 Dudenhofen (DE). KELLER, Peter [DE/DE]; Winzerweg 2, D-69493 Hirschberg (DE). HARTMANN, Jürgen [DE/DE]; Dudelsackstrasse 42, D-67227 Frankenthal (DE). TSCHANG, Chung-Ji [DE/DE]; In der Fürth 3, D-67098 Bad Dürkheim (DE).			
(74) Gemeinsamer Vertreter: BASF AKTIENGESELLSCHAFT; D-67056 Ludwigshafen (DE).			
(54) Title: METHOD OF PRODUCING AN AQUEOUS POLYMER DISPERSION			
(54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG EINER WÄSSRIGEN POLYMERISATDISPERSION			
(57) Abstract <p>Described is a method of producing an aqueous polymer dispersion, the method calling for further polymerization of the dispersion using a radical mechanism redox initiator system including as the reducing agent the addition compound obtained between a lower ketone and hydrogen sulphite.</p>			
(57) Zusammenfassung <p>Ein Verfahren zur Herstellung einer wäßrigen Polymerisatdispersion, bei dem man in Anwendung eines das Addukt aus einem niederen Keton und Hydrogensulfit als Reduktionsmittel umfassenden radikalischen Redoxinitiatorsystems nachpolymerisiert.</p>			

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AT	Österreich	GA	Gabon	MR	Mauretanien
AU	Australien	GB	Vereinigtes Königreich	MW	Malawi
BB	Barbados	GE	Georgien	NE	Niger
BE	Belgien	GN	Guinea	NL	Niederlande
BF	Burkina Faso	GR	Griechenland	NO	Norwegen
BG	Bulgarien	HU	Ungarn	NZ	Neuseeland
BJ	Benin	IE	Irland	PL	Polen
BR	Brasilien	IT	Italien	PT	Portugal
BY	Belarus	JP	Japan	RO	Rumänien
CA	Kanada	KE	Kenya	RU	Russische Föderation
CF	Zentrale Afrikanische Republik	KG	Kirgisistan	SD	Sudan
CG	Kongo	KP	Demokratische Volksrepublik Korea	SE	Schweden
CH	Schweiz	KR	Republik Korea	SI	Slowenien
CI	Côte d'Ivoire	KZ	Kasachstan	SK	Slowakei
CM	Kamerun	LI	Liechtenstein	SN	Senegal
CN	China	LK	Sri Lanka	TD	Tschad
CS	Tschechoslowakei	LU	Luxemburg	TG	Togo
CZ	Tschechische Republik	LV	Lettland	TJ	Tadschikistan
DE	Deutschland	MC	Monaco	TT	Trinidad und Tobago
DK	Dänemark	MD	Republik Moldau	UA	Ukraine
ES	Spanien	MG	Madagaskar	US	Vereinigte Staaten von Amerika
FI	Finnland	ML	Mali	UZ	Usbekistan
FR	Frankreich	MN	Mongolei	VN	Vietnam

Verfahren zur Herstellung einer wäßrigen Polymerisatdispersion

Beschreibung

5

- Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung einer wäßrigen Polymerisatdispersion bei dem man eine wäßrige Dispersion eines Polymerisats, das wenigstens zwei voneinander verschiedene, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe
- 10 aufweisende, Monomere A und B in chemisch gebundener Form eingebaut enthält, in an sich bekannter Weise so erzeugt, daß der Gesamtgehalt der wäßrigen Polymerisatdispersion an freien, d.h. nicht chemisch gebundenen, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Doppelbindung aufweisenden Monomeren (in dieser Schrift
- 15 "Gehalt an Restmonomeren" oder "Restmonomerengehalt" genannt), bezogen auf die wäßrige Polymerisatdispersion, im Bereich von > 0 bis ≤ 1 Gew.-% liegt und anschließend diesen Restmonomerengehalt durch Einwirkung eines wenigstens ein Oxidationsmittel und wenigstens ein Reduktionsmittel umfassenden radikalischen Redoxini-
- 20 tiatorsystems verringert.

Ferner betrifft die vorliegende Erfindung im Rahmen einer solchen Verfahrensweise resultierende wäßrige Polymerisatdispersionen.

- 25 Wäßrige Polymerisatdispersionen sind fluide Systeme, die als disperse Phase in wäßrigem Dispergiermedium Polymerisatteilchen in stabiler disperser Verteilung befindlich enthalten. Der Durchmesser der Polymerisatteilchen liegt im allgemeinen hauptsächlich im Bereich von $0,01$ bis $5 \mu\text{m}$, häufig hauptsächlich im Bereich von
- 30 $0,01$ bis $1 \mu\text{m}$. Die Stabilität der dispersen Verteilung erstreckt sich oft über einen Zeitraum von ≥ 1 Monat, vielfach sogar über einen Zeitraum von ≥ 3 Monaten. Ihr Polymerisatvolumenanteil beträgt, bezogen auf das Gesamtvolumen der wäßrigen Polymerisatdispersion, normalerweise 10 bis 70 Vol.-%.

35

- Ebenso wie Polymerisatlösungen beim Verdampfen des Lösungsmittels, weisen wäßrige Polymerisatdispersionen beim Verdampfen des wäßrigen Dispergiermediums die Eigenschaft auf, Polymerisatfilme zu bilden, weshalb wäßrige Polymerisatdispersionen in viel-
- 40 facher Weise als Bindemittel, z.B. für Anstrichfarben oder für Massen zum Beschichten von Leder, Anwendung finden.

- Prinzipiell unterscheidet der Fachmann wäßrige Polymerisatdispersionen in wäßrige Sekundär- und in wäßrige Primärdispersionen. Die wäßrigen Sekundärdispersionen sind solche, bei deren
- 45 Herstellung das Polymerisat außerhalb des wäßrigen Dispergiermediums erzeugt wird, z.B. in Lösung eines geeigneten nichtwäß-

rigen Lösungsmittels befindlich. Diese Lösung wird anschließend in das wäßrige Dispergiermedium überführt und unter Dispergierung das Lösungsmittel, in der Regel destillativ, abgetrennt. Demgegenüber handelt es sich bei wäßrigen Primärdispersionen um
 5 solche, bei denen das Polymerisat unmittelbar in disperser Verteilung befindlich im wäßrigen Dispergiermedium selbst erzeugt wird.

Allen Herstellverfahren ist im wesentlichen gemein, daß zum Aufbau des Polymerisats Monomere, die wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppierung aufweisen, mitverwendet werden oder daß dieser Aufbau ausschließlich aus solchen Monomeren erfolgt. Der Einbau solcher wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppierung aufweisender Monomeren, erfolgt üblicherweise durch in-
 15 itiierte Polyreaktion, wobei die Art und Weise der angewandten Initiierung insbesondere von den gewünschten anwendungstechnischen Eigenschaften des Zielproduktes bestimmt und diesen daher angepaßt wird. In Betracht kommt beispielsweise eine ionische oder eine radikalische Initiierung. Der Einbau kann aber
 20 auch durch katalytisch initiierte polymeranaloge Umsetzung erfolgen. Besonders häufig wird die radikalische Initiierung angewandt, weshalb der Einbau der wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppierung aufweisenden Monomeren im Fall von wäßrigen Primärdispersionen in der Regel nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsions- oder Suspensionspolymerisation und im
 25 Fall von wäßrigen Sekundärdispersionen in der Regel nach der Methode der radikalischen Lösungspolymerisation erfolgt.

Da es meist unwirtschaftlich ist, unter Aufrechterhaltung der
 30 eigentlichen, die gewünschten Eigenschaften (z.B. Molekulargewicht, Molekulargewichtsverteilung, Verzweigungsgrad etc.) des Zielproduktes bestimmenden, Polyreaktionsbedingungen, den Einbau der wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisenden Monomeren betreffend, einen vollständigen Umsatz anzustreben,
 35 weisen die nach Beendigung dieser Hauptpolyreaktion resultierenden wäßrigen Polymerisatdispersionen im Normalfall einen Gehalt an nicht ins dispergierte Polymerisat chemisch gebunden eingebauten, freien, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Doppelbindung aufweisenden Monomeren auf (dies ist insbesondere dann
 40 der Fall, wenn Monomere wie Acrylsäure, Methacrylsäure, Itaconsäure oder deren Amide involviert sind, die eine erhöhte Wasserlöslichkeit aufweisen). Aufgrund der erhöhten Reaktionsfähigkeit der ethylenisch ungesättigten Doppelbindung sind solche Restmonomeren toxikologisch nicht unbedenklich und daher sowohl von
 45 Herstellerseite als auch seitens des Verbrauchers unerwünscht.

3

Prinzipiell stehen bereits unterschiedlichste Methoden zur Verfügung, um den Restmonomerengehalt wäßriger Polymerisationsdispersionen zu senken.

- 5 Aus der EP-A 584 458 ist beispielsweise bekannt, den Restmonomerengehalt wäßriger Polymerisationsdispersionen durch Abstreifen mittels Wasserdampf zu verringern.

- Die DE-A 38 34 734 empfiehlt den Gehalt an Restmonomeren von wäßrigen Polymerisationsdispersionen dadurch zu mindern, daß man nach Beendigung der Hauptpolyreaktion ein für Initiierungen von Hauptpolyreaktionen, z.B. unter dem Gesichtspunkt der üblicherweise angestrebten anwendungstechnischen Eigenschaften und wirtschaftlichen Polymerisationsbedingungen, weniger geeignetes, radikal-
- 10 liches Redoxinitiatorsystem einwirken läßt, wobei als zu verwendendes Reduktionsmittel insbesondere Hydroxymethansulfinsäure oder deren Salze empfohlen wird. Die US-A 4 529 753 und die EP-B 327 006 empfehlen die Anwendung von Alkalimetallmetabisulfit (Alkalimetalldisulfit) umfassenden Redoxinitiatorsystemen zur
- 15 Verringerung des Restmonomerengehaltes. Die EP-B 505 163 spricht dieselbe Empfehlung zur Reduktion von (Meth)acrylsäure als Restmonomere in Superabsorbieren aus.

- Mittels dieser im Stand der Technik empfohlenen Methoden zur Absenkung des Restmonomerengehaltes wäßriger Polymerisationsdispersionen ist das Erreichen von Restmonomerengehalten von 1 Gew.-%, bezogen auf die wäßrige Polymerisationsdispersion, üblicherweise regelmäßig möglich und nicht mit erhöhten Schwierigkeiten verbunden. Selbstverständlich ist es mittels dieser
- 25 Methoden auch möglich, in gleicher Weise bezogene Restmonomerengehalte kleiner als 1 Gew.-% zu erzielen.

- Unterhalb der 1 Gew.-%-Grenze treten zunehmende Schwierigkeiten der Restmonomerenabsenkung jedoch dann auf, wenn die Restmonomeren aus wenigstens zwei voneinander verschiedenen Monomeren A und B zusammengesetzt sind, da diese Verschiedenheit der Restmonomeren in aller Regel auch eine unterschiedliche Löslichkeit derselben sowohl im wäßrigen Dispergiermedium als auch in den dispergierten Polymerisatteilchen bedingt. Dies führt für
- 35 unterschiedliche Restmonomere A, B normalerweise zu unterschiedlichen Verteilungsgleichgewichten zwischen den beiden Phasen einer wäßrigen Polymerisationsdispersion und hat zur Konsequenz, daß bei Anwendung der bekannten Verfahren zur Restmonomerenabsenkung, unterhalb der vorstehend genannten 1 Gew.-%-Grenze zunehmend
- 40 signifikant werdend, die Absenkung der voneinander verschiedenen Restmonomeren nicht gleichförmig erfolgt. D.h. entweder erfaßt die zur Absenkung angewandte Methode vorzugsweise diejenigen

Restmonomeren, die das wäßrige Dispergiermedium als Aufenthaltsort bevorzugen, oder sie erfaßt vorzugsweise diejenigen Restmonomeren, die sich bevorzugt in den dispergierten Polymerisatpartikeln befinden.

5

Die Aufgabe der vorliegenden Erfindung war daher, ein Verfahren zur Verringerung des aus wenigstens zwei voneinander verschiedenen Restmonomeren A, B bestehenden Restmonomerengehaltes einer wäßrigen Polymerisatdispersion, deren Restmonomerengehalt, be-
 10 zogen auf die wäßrige Polymerisatdispersion, im Bereich > 0 bis ≤ 1 Gew.-% liegt, zur Verfügung zu stellen, das bezüglich der wenigstens zwei voneinander verschiedenen Restmonomeren, verglichen mit den Verfahren des Standes der Technik, eine gleichförmigere Verringerung bewirkt.

15

Als Lösung der Aufgabe wird ein Verfahren zur Herstellung einer wäßrigen Polymerisatdispersion zur Verfügung gestellt, bei dem man eine wäßrige Dispersion eines Polymerisats, das wenigstens zwei voneinander verschiedene, wenigstens eine ethylenisch unge-
 20 sättigte Gruppe aufweisende, Monomere A und B in chemisch gebundener Form eingebaut enthält, in an sich bekannter Weise so erzeugt, daß der Gesamtgehalt der wäßrigen Polymerisatdispersion an freien, d.h. nicht chemisch gebundenen, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Doppelbindung aufweisenden Monomeren,
 25 bezogen auf die wäßrige Polymerisatdispersion, im Bereich von > 0 bis ≤ 1 Gew.-% liegt und anschließend diesen Restmonomerengehalt durch Einwirkung eines wenigstens ein Oxidationsmittel und wenigstens ein Reduktionsmittel umfassenden radikalischen Redoxinitiatorsystems verringert, das dadurch gekennzeichnet ist, daß das
 30 Redoxinitiatorsystem als Reduktionsmittel das Addukt eines Ketons, an dessen Aufbau 3 bis 8 C-Atome beteiligt sind, an das Hydrogensulfition HSO_3^\ominus , die konjugierte Säure dieses Adduktes (d.h. das Addukt des Ketons an die schwefelige Säure H_2SO_3) oder ein Gemisch der genannten Addukte umfaßt. Selbstverständlich ist
 35 das erfindungsgemäße Verfahren auch im Bereich von Restmonomerengehalten von 10^{-3} bis 0,5 Gew.-% bzw. 10^{-3} bis 0,1 Gew.-%, bezogen auf die wäßrige Polymerisatdispersion, anwendbar. Desgleichen gilt, wenn die genannten Ausgangsrestmonomerengehalte auf den Polymerisatgehalt der wäßrigen Polymerisatdispersion bezogen
 40 sind.

Zur Lösung der der Erfindung zugrunde liegenden Aufgabe konnte von nachfolgendem Stand der Technik ausgegangen werden. In Acta. Polymerica 41 (1990) Nr. 3, S. 187ff ist eine Studie zur Kinetik
 45 der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisaten von Vinylacetat bei Initiierung mit einem radikalischen Redoxinitiatorsystem aus Kaliumpersulfat und Acetonnatriumbisulfit veröffentlicht. Poly-

5

mer, Volume 35, Number 13, 1994, S. 2859 bis 2861, betrifft eine entsprechende kinetische Studie für Vinylpropionat. Journal of Polymer Science: Part A: Polymer Chemistry, Vol. 28, 411-424 (1990), betrifft die radikalische wäßrige Emulsionspolymerisation von Vinylacetat bei Initiierung mit einem radikalischen Redox-initiatorsystem aus Kaliumpersulfat und Cyclohexanonnatriumbisulfat. Im Unterschied zum erfindungsgemäßen Verfahren umfassen die genannten Verfahren des Standes der Technik lediglich ein wenigstens eine ethylenische ungesättigte Gruppe aufweisendes Monomeres.

Journal of Elastomers and Plastics Vol. 24, July 1992, S. 192ff offenbart die radikalische wäßrige Emulsionspolymerisation von aus Vinylacetat und n-Butylacrylat bestehenden Monomeren- gemischen, die wenigstens zu 50 Mol-% aus Vinylacetat bestehen, bei Initiierung mit Kaliumpersulfat und Acetonnatriumbisulfat als radikalischem Redoxinitiatorsystem. Ebenso wie bei den Verfahren des vorgenannten Stand der Technik wurde auch hier die Gesamtmenge des Polymerisationsansatzes vor Beginn der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation ins Polymerisationsgefäß vorgelegt.

In allen Ausführungsbeispielen weisen die resultierenden wäßrigen Polymerisatdispersionen mehr als 1 Gew.-% an nicht polymerisierten Monomeren auf.

Die DE-A 32 39 212 empfiehlt die Verwendung von Ketonbisulfit als Reduktionsmittel umfassenden radikalischen Redoxinitiatorsystemen zur Herstellung wäßriger Primärdispersionen nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation. Die Ausführungsbeispiele beschränken sich auf wäßrige Vinylacetat/Ethylen-Co-polymerisatdispersionen, die in untergeordneten Mengen Acrylsäure einpolymerisiert enthalten.

D.h. ebenso wie beim zuvor genannten Stand der Technik beschränkt sich auch hier die Empfehlung einer Verwendung von Ketonbisulfit als Reduktionsmittel umfassenden radikalischen Redoxinitiatorsystemen im wesentlichen auf die Durchführung einer Hauptpolyreaktion von Vinylacetat als Hauptmonomeres umfassenden wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisenden Monomeren. In allen Ausführungsbeispielen der DE-A 32 39 212 endet diese Hauptpolyreaktion bei, auf die resultierenden wäßrigen Polymerisatdispersionen bezogenen, Restmonomerengesamtgehalten von deutlich oberhalb 1 Gew.-% und Acrylsäurerestgehalten von > 1000 mg/kg Dispersion, wobei auch hier vor Beginn der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation wenigstens 90 Gew.-% der radikalisch zu polymerisierenden Monomeren ins Polymerisations-

gefäß vorgelegt werden. Die US-A 2 716 107 offenbart in Beispiel V die radikalische wäßrige Emulsionspolymerisation eines aus Butadien und Styrol bestehenden Monomergemisches im Beisein eines Acetonnatriumbisulfit umfassenden radikalischen Redoxinitiatorsystems. Der erzielte Polymerisationsumsatz beträgt lediglich 55 %.

Ein wesentlicher Unterschied des erfindungsgemäßen Verfahrens zu den Verfahren des aufgeführten Standes der Technik besteht damit im wesentlichen darin, daß das erfindungsgemäße Verfahren in seinem Kern erst dort einsetzt, wo die Verfahren des relevanten Standes der Technik enden, nämlich am Ende der Hauptpolyreaktion.

An dieser Stelle sei nochmals festgehalten, daß die Natur des im wäßrigen Medium dispergierten Polymerisats für den Erfolg des erfindungsgemäßen Verfahrens im wesentlichen keine Rolle spielt. D.h. der Begriff Polymerisat umfaßt hier sowohl Polykondensate, wie z.B. Polyester, aber auch Polyaddukte wie Polyurethane sowie Polymerisate die durch ionische oder radikalische Polymerisation von ausschließlich wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Doppelbindung aufweisenden Monomeren erhältlich sind sowie Mischvarianten der genannten Typen. Wesentlich ist nur, daß am Aufbau des im wäßrigen Medium dispergierten Polymerisats wenigstens zwei voneinander verschiedene, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisende Monomere A und B beteiligt sind, so daß überhaupt ein Problem der Restmonomerenentfernung bestehen kann. Die Art des Einbaus der wenigstens zwei voneinander verschiedenen, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Doppelbindung aufweisenden Monomeren ist erfindungsgemäß ohne Belang. Er kann unmittelbar über ionische oder radikalische Polymerisation, über polymeranaloge Umsetzungen oder durch unmittelbare Polyaddition oder Polykondensation erfolgen. Ferner sei nochmals festgehalten, daß die Terminologie "wäßrige Polymerisatdispersion" ohne weiteren Zusatz in dieser Schrift sowohl wäßrige Primär- als auch wäßrige Sekundärdispersionen umfaßt.

Die Herstellung wäßriger Polymerisatdispersionen der vorgenannten verschiedenen Polymerisattypen ist vielfach vorbeschrieben und dem Fachmann daher hinreichend bekannt (vgl. z.B. Encyclopedia of Polymer Science and Engineering, Vol. 8, S. 659ff (1987); D.C. Blackley, in High Polymer Latices, Vol. 1, S. 35ff (1966); H. Warson, The Applications of Synthetic Resin Emulsions, Seite 246ff, Kapitel 5 (1972); D. Diederich, Chemie in unserer Zeit 24, S. 135 bis 142 (1990); Emulsion Polymerization, Interscience Publishers, New York (1965); DE-A 40 03 422 und

Dispersionen synthetischer Hochpolymerer, F. Hölscher, Springer-Verlag, Berlin (1969)).

Als wenigstens eine monoethylenisch ungesättigte Gruppe auf-
5 weisende Monomere kommen für das erfindungsgemäße Verfahren u.a. insbesondere in einfacher Weise radikalisch polymerisierbare Monomere in Betracht wie die Olefine, z.B. Ethylen, vinylaromatische Monomere wie Styrol, α -Methylstyrol, o-Chlorstyrol oder Vinyltoluole, Ester aus Vinylalkohol und 1 bis 18 C-Atome
10 aufweisenden Monocarbonsäuren wie Vinylacetat, Vinylpropionat, Vinyl-n-butytrat, Vinylaurat und Vinylstearat, Ester aus vorzugsweise 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Mono- und Dicarbonsäuren, wie insbesondere Acrylsäure, Methacrylsäure, Maleinsäure, Fumarsäure und Itaconsäure,
15 mit im allgemeinen 1 bis 12, vorzugsweise 1 bis 8 und insbesondere 1 bis 4 C-Atome aufweisenden Alkanolen wie besonders Acrylsäure- und Methacrylsäuremethyl-, -ethyl-, -n-butyl-, -isobutyl und -2-ethylhexylester, Maleinsäuredimethylester oder Maleinsäure-n-butylester, Nitrile α,β -monoethylenisch unge-
20 sättigter Carbonsäuren wie Acrylnitril sowie C_{4-8} -konjugierte Diene wie 1,3-Butadien und Isopren. Die genannten Monomeren bilden im Fall von ausschließlich nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation erzeugten wäßrigen Polymerisattdispersionen in der Regel die Hauptmonomeren, die,
25 bezogen auf die Gesamtmenge der nach dem Verfahren der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation zu polymerisierenden Monomeren normalerweise einen Anteil von mehr als 50 Gew.-% auf sich vereinen. In aller Regel weisen diese Monomeren in Wasser bei Normalbedingungen (25°C, 1 atm) lediglich eine mäßige bis
30 geringe Löslichkeit auf.

Monomere, die unter den vorgenannten Bedingungen eine erhöhte Wasserlöslichkeit aufweisen, sind beispielsweise α,β -monoethylenisch ungesättigte Mono- und Dicarbonsäuren und deren Amide
35 wie z.B. Acrylsäure, Methacrylsäure, Maleinsäure, Fumarsäure, Itaconsäure, Acrylamid und Methacrylamid, ferner Vinylsulfonsäure und deren wasserlösliche Salze sowie N-Vinylpyrrolidon.

Im Fall von ausschließlich nach der Methode der radikalischen
40 wäßrigen Emulsionspolymerisation erzeugten wäßrigen Polymerisattdispersionen werden die vorgenannten, eine erhöhte Wasserlöslichkeit aufweisenden, Monomeren im Normalfall lediglich als modifizierende Monomere in Mengen, bezogen auf die Gesamtmenge der zu polymerisierenden Monomeren, von weniger als 50 Gew.-%, in der
45 Regel 0,5 bis 20, vorzugsweise 1 bis 10 Gew.-%, miteinander polymerisiert.

Monomere, die üblicherweise die innere Festigkeit der Verfilmungen der wäßrigen Polymerisatdispersionen erhöhen, weisen normalerweise wenigstens eine Epoxy-, Hydroxy-, N-Methylol- oder Carbonylgruppe, oder wenigstens zwei nicht konjugierte ethylenisch ungesättigte Doppelbindungen auf. Beispiele hierfür sind N-Alkylolamide von 3 bis 10 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäuren sowie deren Ester mit 1 bis 4 C-Atome aufweisenden Alkenolen, unter denen das N-Methylolacrylamid und das N-Methylolmethacrylamid ganz besonders bevorzugt sind, zwei Vinylreste aufweisende Monomere, zwei Vinylidenreste aufweisende Monomere sowie zwei Alkenylreste aufweisende Monomere in Betracht. Besonders vorteilhaft sind dabei die Diester zweiwertiger Alkohole mit α,β -monoethylenisch ungesättigten Monocarbonsäuren unter denen die Acryl- und Methacrylsäure bevorzugt sind. Beispiele für derartige zwei nicht konjugierte ethylenisch ungesättigte Doppelbindungen aufweisende Monomere sind Alkylenglykoldiacrylate und dimethacrylate wie Ethylenglykoldiacrylat, 1,3-Butylenglykoldiacrylat, 1,4-Butylenglykoldiacrylate sowie Propylenglykoldiacrylat, Divinylbenzol, Vinylmethacrylat, Vinylacrylat, Allylmethacrylat, Allylacrylat, Diallylmaleat, Diallylfumarat, Methylenbisacrylamid, Cyclopentadienylacrylat oder Triallylcyanurat. In diesem Zusammenhang von besonderer Bedeutung sind auch die Methacrylsäure- und Acrylsäure C_1 - C_8 -Hydroxyalkylester wie n-Hydroxyethyl-, n-Hydroxypropyl- oder n-Hydroxybutylacrylat und -methacrylat sowie Verbindungen wie Diacetonacrylamid und Acetylacetoxyethylacrylat bzw. -methacrylat. Die vorgenannten Monomeren werden im Fall von ausschließlich nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation erzeugten wäßrigen Polymerisatdispersionen, bezogen auf die Gesamtmenge der zu polymerisierenden Monomeren, meist in Mengen von 0,5 bis 10 Gew.-% miteinander polymerisiert.

Die Vorteile des erfindungsgemäßen Verfahrens kommen insbesondere dann zur Geltung, wenn die zu beseitigenden Restmonomeren mehr als zwei voneinander verschiedene wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisende Monomeren umfassen. D.h. seine Anwendung erweist sich dann als günstig, wenn drei oder vier oder fünf oder sechs oder mehr voneinander verschiedene Restmonomere Bestandteil der erfindungsgemäß zu behandelnden wäßrigen Polymerisatdispersion sind.

Dies gilt vor allem dann, wenn die in der wäßrigen Polymerisatdispersion enthaltenen Restmonomeren so beschaffen sind, daß sie bei den Nachpolymerisationsbedingungen, vorzugsweise ca. 55°C und ca. 1 bar, voneinander signifikant verschiedene molare Löslichkeiten L in 1000 g Wasser (= molale Löslichkeit in Wasser) auf-

weisen (in der Regel sind diese Löslichkeiten im wesentlichen mit denen bei 25°C, 1 bar, ca. identisch).

Bezeichnet man in einem Restmonomerengemisch dasjenige Restmonomere, das die höchste molale Löslichkeit L_A aufweist mit A und dasjenige Restmonomere, das die geringste molale Löslichkeit L_B aufweist mit B, dann tritt der erfindungsgemäße Erfolg im wesentlichen unabhängig davon ein, ob das Verhältnis L_A/L_B einen Wert $\geq 1,1$ oder $\geq 1,5$ oder ≥ 2 oder ≥ 5 oder ≥ 10 oder ≥ 50 oder ≥ 100 oder ≥ 1000 oder $\geq 100\ 000$ aufweist.

D.h. der erfindungsgemäße Erfolg tritt in der Regel ein, wenn die Restmonomeren wenigstens ein Restmonomeres, das in der vorseitigen Auflistung möglicher Restmonomere der Gruppe der mäßig bis gering in Wasser löslichen zugeordnet wurde, und wenigstens ein Restmonomeres, das in der entsprechenden Auflistung der Gruppe mit erhöhter Wasserlöslichkeit zugeordnet wurde, enthalten.

Der erfindungsgemäße Erfolg tritt auch dann ein, wenn das Restmonomerengemisch Vinylacetat, bzw. Vinylacetat und Ethylen, nicht umfaßt. Desgleichen gilt, wenn das dispergierte Polymerisat weniger als 50 Gew.-% an Vinylacetat, bzw. an Vinylacetat und Ethylen, einpolymerisiert enthält.

Der erfindungsgemäße Erfolg tritt insbesondere auch dann ein, wenn das Restmonomerengemisch wenigstens eines der nachfolgenden in Wasser in besonders geringem Ausmaß löslichen Monomeren Styrol, Butadien, n-Butylacrylat und 2-Ethylhexylacrylat und wenigstens eines der nachfolgenden in Wasser besonders gut löslichen Monomeren Acrylsäure, Methacrylsäure, Itaconsäure, Acrylamid und Methacrylamid beinhaltet. Aber auch wenn das Restmonomerengemisch bereits mäßig in Wasser lösliche Monomere wie Methylmethacrylat, Vinylacetat und/oder Acrylnitril neben wenigstens einem der vorgenannten als besonders gut löslich bezeichneten Monomeren aufweist, ist das erfindungsgemäße Verfahren zu empfehlen.

Erwähnenswert ist dabei insbesondere die bei Anwendung des erfindungsgemäßen Verfahrens in voll befriedigender Weise zu erzielende Absenkung des Restgehaltes an Acrylnitril, da dessen Beseitigung ganz generell als schwierig gilt.

Ganz besonders hervorzuheben ist jedoch, daß das erfindungsgemäße Verfahren zur Entfernung von Restmonomeren in wäßrigen Polymerisatdispersionen auch die Acrylsäure in vollem Umfang erfaßt und daß die Acrylsäureabsenkung dann besonders effizient bewirkt wird, wenn gleichzeitig Acrylnitril als weiteres Rest-

10

monomeres vorhanden ist. So war es, im Unterschied zum erfindungsgemäßen Verfahren, mittels der im Stand der Technik verfügbaren Verfahren zur Restmonomerenreduzierung in wäßrigen Polymerisatdispersionen bisher nicht möglich, Acrylsäure-Restmonomeren-Gehalte (in anionischer und/oder saurer Form vorliegend) von unter 100 oder 50, geschweige denn unter 40 oder unter 25 oder gar unter 10 mg Acrylsäure pro kg wäßriger Polymerisatdispersion bzw. pro kg dispergiertem Polymerisat zu erreichen. Erfindungsgemäß bereitet selbst das Erreichen eines Acrylsäurerestgehaltes von 1 mg pro kg wäßriger Polymerisatdispersion bzw. pro kg dispergiertem Polymerisat, und darunter, üblicherweise keine besonderen Schwierigkeiten. Diese niederen Restmonomeregehalte sind auch für die anderen genannten Monomeren erzielbar.

15

Eine entsprechende Absenkung des Acrylsäuregehaltes durch Strippen mittels Wasserdampf wäre zwar theoretisch denkbar, aufgrund des diesbezüglich erforderlichen extremen Zeit- und Dampfaufwandes praktisch jedoch nicht realisierbar, und die bisher empfohlenen Verfahren zur Nachpolymerisation durch Einwirkung radikalischer Initiatorsysteme erfassen im wesentlichen entweder nur die in der wäßrigen Phase oder nur die im Polymerisat gelöste Acrylsäure bzw. erzeugen im Rahmen der erforderlichen Anwendungsmenge verschiedenste Folgeprodukte in solchen Mengen, daß damit eine Schädigung der wäßrigen Polymerisatdispersion einhergeht.

25

Die vorteilhafte Wesensart des erfindungsgemäßen Verfahrens wird demgegenüber, ohne Anspruch auf Gültigkeit, darauf zurückgeführt, daß das als Reduktionsmittel mitzuverwendende Addukt eines niederen Ketons an das Hydrogensulfition amphiphilen Charakter aufweist. D.h. es besitzt sowohl lipophile als auch hydrophile Eigenschaften. Von besonderer Bedeutung dürfte auch die geringe Oberflächenladungsdichte des Adduktanions sein. Vermutlich bilden sich im Verlauf des erfindungsgemäßen Verfahrens aus den vorgenannten Addukten entsprechende amphiphile Radikale, die dann in der Lage sind, sowohl in die Polymerisatphase als auch in die wäßrige Phase einzudringen. D.h. im Unterschied zu den Verfahren des Standes der Technik erfaßt die erfindungsgemäße Verfahrensweise so vermutlich sowohl den Teil der Restmonomeren, der sich im wäßrigen Dispergiermedium befindet (d.h. insbesondere diejenigen Restmonomeren, mit erhöhter Wasserlöslichkeit) als auch den Teil der Restmonomeren, der sich in den Polymerpartikeln aufhält (d.h. insbesondere diejenigen Restmonomeren mit geringer Wasserlöslichkeit).

45

11

Das Erfassen beider möglichen Aufenthaltsphasen ist natürlich auch bezüglich der Absenkung einer einzelnen individuellen Monomerenorte von Vorteil und dürfte für die erfindungsgemäß zu erzielende, in bemerkenswerter Weise wirksame, Acrylsäureabsenkung 5 verantwortlich zeichnen.

Die im Rahmen des reduktiven Verbrauchs der erfindungsgemäß einzusetzenden Addukte entstehenden Folgeprodukte mindern darüber hinaus die Qualität (insbesondere die Stabilität) der wäßrigen 10 Polymerisatdispersion allenfalls in geringem Ausmaß. Dies eröffnet auch die Möglichkeit, das erfindungsgemäße Verfahren und die Stabilität strapazierende Strippverfahren simultan anzuwenden, d.h. chemische und physikalische Restmonomerenverringerung direkt zu koppeln, wie es die US-A 4 529 753 empfiehlt.

15

Ein weiterer Vorteil des erfindungsgemäßen Verfahrens liegt darin begründet, daß es z.B. im Unterschied zur Restmonomerenbeseitigung durch Strippen mittels Wasserdampf ohne Schwierigkeiten im wesentlichen unabhängig vom Feststoffvolumengehalt (Feststoff- 20 volumen bezogen auf das Volumen der Polymerisatdispersion) der wäßrigen Polymerisatdispersion anwendbar ist. D.h. der Feststoffvolumengehalt kann sowohl 10 bis 50, als auch 20 bis 60 aber auch 30 bis 70 Vol.-% betragen, wie dies z.B. bei den wäßrigen Polymerisatdispersionen der DE-A 42 13 965 der Fall ist, wobei 25 die Anwendbarkeit bei hoher Feststoffvolumenkonzentration (50 bis 70 Vol.-% und höher) besonders interessiert.

Wäßrige Polymerisatdispersionen, deren dispergiertes Polymerisat Acrylsäuremonomere chemisch gebunden aufweist, sind auf den 30 verschiedensten Anwendungsgebieten von Bedeutung, weshalb das Problem der Acrylsäure-Restmonomeren-Verringerung ein besonders virulentes ist.

Häufig wird Acrylsäure neben anderen wenigstens eine ethylenisch 35 ungesättigte Gruppierung aufweisenden Monomeren in das dispers verteilte Polymerisat eingebaut, um dessen disperse Verteilung im wäßrigen Dispergiermedium allein oder mitzustabilisieren. In diesen Fällen beträgt der Gehalt an eingebauter Acrylsäure in der Regel 0,1 bis 5, vorzugsweise 0,5 bis 4 Gew.-%, bezogen auf das 40 dispergierte Polymerisat. Ebenso wie die stabilisierende Wirkung der Acrylsäure auf deren Eigenschaft, unter Dissoziation Carboxylationen zu bilden, beruht, beruht auch ihr Einfluß auf die Rheologie wäßriger Polymerisatdispersionen auf dieser Eigenschaft. Der letztgenannte Einfluß ist insbesondere dann nennens- 45 wert, wenn der Gehalt an in das Polymerisat eingebauter Acrylsäure ≥ 5 bis 60 Gew.-%, auf das Polymerisat bezogen, beträgt. Erhöht man den pH-Wert wäßriger Dispersionen von Polymerisaten des

- vorgenannten Acrylsäuregehalts, so nimmt deren dynamische Viskosität beträchtlich zu. Mit Vorteil werden derartige wäßrige Polymerisatdispersionen daher als Verdickerdispersionen eingesetzt (vgl. z.B. DE-PS 1164095, DE-PS 1264945, DE-PS 1258721, 5 DE-PS 1546315 u. DE-PS 1265752). Diesbezüglich werden sie in saurem Medium mit relativ geringer Viskosität erzeugt. Die verdickende Wirkung wird erst beim Anwender durch pH-Wert Erhöhung bewirkt. Damit liegt einer der Fälle vor, bei denen die Restmonomerenverringerng beim Hersteller der wäßrigen Polymerisat-
- 10 dispersion bei pH-Werten des wäßrigen Dispergiermediums von unter 7 durchzuführen ist. Eine andere solche Fallkonstellation ist dann gegeben, wenn das dispergierte Polymerisat N-Alkylol-Gruppen wie z.B. N-Methylol-Gruppen aufweist, die beim Verfilmen der wäßrigen Polymerisatdispersion im sauren pH-Bereich zu Vernetzung
- 15 führende Kondensationsreaktionen einzugehen vermögen (vgl. DE-PS 40 40 959 und EP-A 147 759). Unter diesem Gesichtspunkt ist es von besonderem Vorteil, daß das erfindungsgemäße Verfahren zur Beseitigung von Restmonomeren sowohl im alkalischen als auch im sauren pH-Bereich angewendet werden kann. D.h. anwendbar ist der
- 20 pH-Bereich des wäßrigen Dispergiermediums von 1 bis 12, bevorzugt wird der pH-Bereich von 2 bis < 7, besonders bevorzugt der pH-Bereich von 2 bis 6 und ganz besonders empfehlenswert ist die Durchführung im pH-Bereich 2 bis 5. Die Durchführung der erfindungsgemäßen Restmonomerenabsenkung in saurem wäßrigem
- 25 Medium ist auch insofern von Vorteil, als das Redoxpotential der erfindungsgemäß zu verwendenden radikalischen Redoxinitiatoren im sauren pH-Bereich üblicherweise einen höheren Wert aufweist, womit normalerweise eine erhöhte Radikalausbeute einhergeht.
- 30 Hinsichtlich der im Rahmen der erfindungsgemäßen Restmonomerenabsenkung anzuwendenden Temperaturen wird der Bereich von 0 bis 100°C, vorzugsweise 20 bis 100°C, in der Regel 20 bis 85°C, empfohlen. Besonders günstig ist es, die erfindungsgemäße Nachpolymerisation oberhalb der Mindestfilmbildetemperatur, MFT
- 35 (Weißpunkt), der resultierenden wäßrigen Polymerisatdispersion durchzuführen. Bei wäßrigen Polymerisatdispersionen, deren MFT unterhalb 0°C liegt, tritt an die Stelle der MFT die statische Glasübergangstemperatur T_g (DSC, midpoint temperature) des dispergierten Polymerisats (vgl. Ullmann's Encyclopedia of
- 40 Industrial Chemistry, VCH, Weinheim, Vol. A21 (1992), S. 169). Vorzugsweise liegt die Arbeitstemperatur wenigstens 20, besser wenigstens 40, günstiger wenigstens 60, noch besser wenigstens 80 und ganz besonders vorteilhaft wenigstens 100°C oberhalb der relevanten MFT- bzw. T_g-Werte. Bei Polymerisatdispersionen, die mehr
- 45 als eine T_g aufweisen, ist der tiefstliegende dieser Werte anzuwenden. Vorgenannte Zusammenhänge sollten für radikalische Nach-

13

polymerisationen in wäßrigen Polymerisattdispersionen von allgemeiner Gültigkeit sein.

Mit zunehmender Reaktionstemperatur wächst die Gefahr, daß das als Reduktionsmittel mitzuverwendende Addukt zerfällt und sich die ketonische Komponente verflüchtigt. Im Bereich um 100°C und oberhalb von dieser Temperatur wird das erfindungsgemäße Verfahren daher vorzugsweise im Autoklaven durchgeführt. Der besonders bevorzugte Temperaturbereich liegt bei 20 bis 65°C und beträgt ganz besonders bevorzugt 40 bis 65°C. Als Drucke kommen z.B. 1 bar bis 15 bar in Betracht.

Wie bereits erwähnt, ist das erfindungsgemäße Verfahren insbesondere auf solche wäßrigen Polymerisattdispersionen anwendbar, deren dispergiertes Polymerisat, abzüglich der erfindungsgemäßen Restmonomerenbeseitigung, nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation aus wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisenden Monomeren erzeugt wird, weshalb sich sämtliche in dieser Schrift gemachten Aussagen vor allem auf solche nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation hergestellten wäßrigen Primärdispersionen beziehen. Dabei wird die radikalische wäßrige Emulsionspolymerisation vorzugsweise nach dem Zulaufverfahren durchgeführt. D.h. die überwiegende Menge der zu polymerisierenden Monomeren, in der Regel 50 bis 100, vorzugsweise 70 bis 100, besonders bevorzugt 80 bis 100 und ganz besonders vorteilhaft 90 bis 100 Gew.-% ihrer Gesamtmenge, werden dem Polymerisationsgefäß erst ab Beginn der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation gemäß des Fortschreitens der Polymerisation der bereits im Polymerisationsgefäß befindlichen Monomeren zugesetzt. In der Regel erfolgt der Zusatz durch kontinuierliche Zufuhr (in der Regel als reiner Monomerenzulauf oder in wäßriger Phase voremulgiert) und zwar so, daß wenigstens 80, bevorzugt wenigstens 90 und ganz besonders bevorzugt wenigstens 95 Gew.-% der bereits im Polymerisationsgefäß befindlichen Monomeren einpolymerisiert sind. Zur Einstellung der Teilchengröße der dispergierten Polymerisatpartikel können dabei sogenannte wäßrige Saat-Polymerisattdispersionen mitverwendet werden (vgl. EP-B 40419 u. Encyclopedia of Polymer Science and Technology, Vol. 5, John Wiley & Sons Inc., New York (1966) S. 847).

Als radikalische Polymerisationsinitiatoren kommen für die vorstehend beschriebene Hauptpolymerisationsreaktion alle diejenigen in Betracht, die in der Lage sind, eine radikalische wäßrige Emulsionspolymerisation auszulösen. Es kann sich dabei sowohl um Peroxide als auch um Azoverbindungen handeln. Selbstverständlich kommen jedoch auch Redoxinitiatorsysteme in Betracht. Im Regel-

- fall wird das zur Hauptpolymerisation eingesetzte radikalische Initiatorsystem von dem erfindungsgemäß für die Nachpolymerisation zu verwendenden radikalischen Initiatorsystem verschieden sein. Auch werden in der Regel wenigstens 50 Gew.-%, häufiger 5 wenigstens 75 Gew.-% und meistens wenigstens 90 Gew.-% der im Rahmen der Hauptpolymerisation zu polymerisierenden Monomeren ohne Beisein eines erfindungsgemäßen Reduktionsmittels polymerisiert. D.h. im Normalfall wird die Hauptpolymerisation kein erfindungsgemäßes Reduktionsmittel umfassen. Um die radikalische 10 wäßrige Emulsionspolymerisation als Hauptpolyreaktion aus der Sicht der gewünschten Eigenschaften sowie bezüglich einer hohen Wirtschaftlichkeit besonders effizient zu führen, ist die Verwendung von Peroxodischwefelsäure und/oder deren Alkalimetallsalzen und/oder ihrem Ammoniumsalz als radikalische Starter bevorzugt.
- 15 Vorzugsweise beträgt die Menge der eingesetzten radikalischen Initiatorsysteme, bezogen auf die Gesamtmenge der zu polymerisierenden Monomeren, 0,1 bis 2 Gew.-%. Die Art und Weise, in der das radikalische Initiatorsystem im Verlauf der beschriebenen radikalischen wäßrigen Emulsionshauptpolymerisation dem Polymerisationsgefäß zugegeben wird, ist eher von untergeordneter Bedeutung. Das Initiatorsystem kann sowohl vollständig in das Polymerisationsgefäß vorgelegt, als auch nach Maßgabe seines Verbrauchs im Verlauf der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation kontinuierlich oder stufenweise zugesetzt werden. Im einzelnen hängt 20 dies in an sich dem Durchschnittsfachmann bekannter Weise sowohl von der chemischen Natur des Initiatorsystems als auch von der Polymerisationstemperatur ab.

- Eine unmittelbare Konsequenz der vorgenannten Tatsache ist, daß 30 als Reaktionstemperatur für die vorgenannte radikalische wäßrige Emulsionshauptpolymerisation der gesamte Bereich von 0 bis 100°C in Betracht kommt, Temperaturen von 70 bis 100°C, vorzugsweise 80 bis 100°C und besonders bevorzugt > 85 bis 100°C jedoch bevorzugt angewendet werden.

- 35 Die Anwendung von erhöhtem oder vermindertem Druck ist möglich, so daß die Polymerisationstemperatur auch 100°C übersteigen und bis zu 130°C und mehr betragen kann. Vorzugsweise werden leichtflüchtige Monomere wie Ethylen, Butadien oder Vinylchlorid unter 40 erhöhtem Druck polymerisiert. Natürlich ist es möglich, im Rahmen der radikalischen wäßrigen Emulsionshauptpolymerisation das Molekulargewicht regelnde Substanzen wie tert.-Dodecylmercaptan mitzuverwenden.

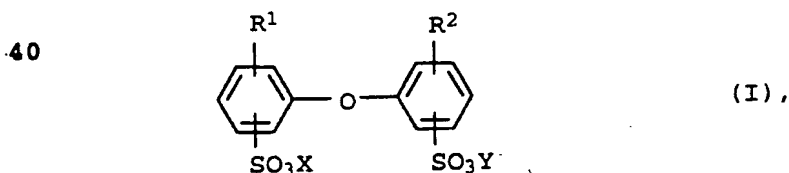
- 45 Üblicherweise werden im Rahmen der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation Dispergiermittel mitverwendet, die die Stabilität der erzeugten wäßrigen Polymerisatdispersion gewährleisten.

15

Als solche kommen sowohl die zur Durchführung von radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisationen üblicherweise eingesetzten Schutzkolloide als auch Emulgatoren in Betracht.

- 5 Geeignete Schutzkolloide sind beispielsweise Polyvinylalkohole, Cellulosederivate oder Vinylpyrrolidon enthaltende Copolymerisat. Eine ausführliche Beschreibung weiterer geeigneter Schutzkolloide findet sich in Houben-Weyl, Methoden der organischen Chemie, Band XIV/1, Makromolekulare Stoffe, Georg-Thieme-Verlag, Stutt-
- 10 gart, 1961, S. 411 bis 420. Selbstverständlich können auch Gemische aus Emulgatoren und/oder Schutzkolloiden verwendet werden. Vorzugsweise werden als Dispergiermittel ausschließlich Emulgatoren eingesetzt, deren relative Molekulargewichte im Unterschied zu den Schutzkolloiden üblicherweise unter 1000 liegen. Sie
- 15 können sowohl anionischer, kationischer oder nichtionischer Natur sein. Selbstverständlich müssen im Falle der Verwendung von Gemischen grenzflächenaktiver Substanzen die Einzelkomponenten miteinander verträglich sein, was im Zweifelsfall an Hand weniger Vorversuche überprüft werden kann. Im allgemeinen sind anionische
- 20 Emulgatoren untereinander und mit nicht-ionischen Emulgatoren verträglich. Desgleichen gilt auch für kationische Emulgatoren, während anionische und kationische Emulgatoren meistens miteinander unverträglich sind. Gebräuchliche Emulgatoren sind z.B. ethoxylierte Mono-, Di- und Tri-Alkylphenole (EO-Grad: 3 bis 50,
- 25 Alkylrest: C₄ bis C₉), ethoxylierte Fettalkohole (EO-Grad: 3 bis 50, Alkylrest: C₈ bis C₃₆), sowie Alkali- und Ammoniumsalze von Alkylsulfaten (Alkylrest: C₈ bis C₁₂), von Schwefelsäurehalbestern ethoxylierter Alkanole (EO-Grad: 4 bis 30, Alkylrest: C₁₂ bis C₁₈) und ethoxylierter Alkylphenole (EO-Grad: 3 bis 50, Alkylrest: C₄
- 30 bis C₉), von Alkylsulfonsäuren (Alkylrest: C₁₂ bis C₁₈) und von Alkylarylsulfonsäuren (Alkylrest: C₉ bis C₁₈). Weitere geeignete Emulgatoren finden sich in Houben-Weyl, Methoden der organischen Chemie, Band XIV/1, Makromolekulare Stoffe, Georg-Thieme Verlag, Stuttgart, 1961, Seiten 192 bis 208.

- 35 Als geeignete grenzflächenaktive Substanzen haben sich ferner Verbindungen der allgemeinen Formel I



- worin R^1 und R^2 Wasserstoff oder C_4 - bis C_{24} -Alkyl bedeuten und nicht gleichzeitig Wasserstoff sind, und X und Y Alkalimetallionen und/oder Ammoniumionen sein können, erwiesen. In der Formel I bedeuten R^1 und R^2 bevorzugt lineare oder verzweigte
- 5 Alkylreste mit 6 bis 18 C-Atomen oder Wasserstoff, und insbesondere mit 6, 12 und 16 C-Atomen, wobei R^1 und R^2 nicht beide gleichzeitig Wasserstoff sind. X und Y sind bevorzugt Natrium, Kalium oder Ammoniumionen, wobei Natrium besonders bevorzugt ist. Besonders vorteilhaft sind Verbindungen I in denen X und Y Natrium, R^1
- 10 ein verzweigter Alkylrest mit 12 C-Atomen und R^2 Wasserstoff oder R^1 ist. Häufig werden technische Gemische verwendet, die einen Anteil von 50 bis 90 Gew.-% des monoalkylierten Produktes aufweisen, beispielsweise Dowfax® 2A1 (Warenzeichen der Dow Chemical Company). Vorzugsweise werden die Verbindungen I im erfindungsge-
- 15 mäßigen Verfahren für sich und besonders bevorzugt im Gemisch mit ethoxylierten Fettalkoholen (EO-Grad: 3 bis 50, Alkylrest: C_8 - bis C_{36}) als Dispergiermittel eingesetzt. Die Verbindungen I sind allgemein bekannt, z.B. aus der US-A 4,269,749, und im Handel erhältlich.
- 20 In der Regel beträgt die Menge an eingesetztem Dispergiermittel 1 bis 3 Gew.-% bezogen auf die radikalisch zu polymerisierenden Monomeren.
- 25 Selbstverständlich eignen sich die vorgenannten Dispergiermittel ganz generell zur Stabilisierung der erfindungsgemäßen unmittelbaren Verfahrensprodukte. Die erfindungsgemäßen unmittelbaren Verfahrensprodukte umfassen aber auch wäßrige Polymerisationsdispersionen von selbstemulgierenden Polymerisaten, d.h. von
- 30 Polymerisaten die ionische Gruppen aufweisen, die aufgrund der Abstoßung von Ladungen gleichen Vorzeichens die Stabilisierung zu bewirken vermögen. Bevorzugt weisen die erfindungsgemäßen unmittelbaren Verfahrensprodukte anionische Stabilisierung (insbesondere anionische Dispergiermittel) auf.
- 35 Erfolgt die Herstellung derjenigen wäßrigen Polymerisationsdispersion, deren Restmonomergehalt in der erfindungsgemäßen Weise gesenkt werden soll, nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation aus Monomerenzusammensetzungen
- 40 von wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisenden Monomeren, sind im Hinblick auf das erfindungsgemäße Verfahren insbesondere Monomerenzusammensetzungen von Bedeutung, die wenigstens zwei voneinander verschiedene wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisende Monomeren umfassen und im übrigen

17

- 70 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol, oder
 - 5 - 70 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien, oder
 - 10 - 70 bis 99,9 Gew.-% Vinylchlorid und/oder Vinylidenchlorid, oder
 - 40 bis 99,9 Gew.-% Vinylacetat, Vinylpropionat und/oder
 - 15 Ethylen
- enthalten.

Besonders relevant sind im Hinblick auf das erfindungsgemäße Verfahren Monomerenzusammensetzungen, die umfassen:

- 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäure und/oder deren Amid (Monomere A) und
- 25 70 bis 99,9 Gew.-% an Estern der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol (Monomere B),
- 30 oder
- 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäure und/oder deren Amid (Monomere A) und
- 35 70 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien (Monomere B'),
- 40 oder
- 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäure und/oder deren Amid (Monomere A) und
- 45

70 bis 99,9 Gew.-% Vinylchlorid und/oder Vinylidenchlorid
(Monomere B"),

oder

5

0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisen-
den α,β -monoethylenisch ungesättigten
Carbonsäure und/oder deren Amid (Monomere A)
und

10

40 bis 99,9 Gew.-% Vinylacetat, Vinylpropionat und/oder Ethylen
(B").

Von ganz besonderer Relevanz ist das erfindungsgemäße Verfahren
15 im Fall der vorgenannten Monomerenzusammensetzungen dann, wenn
das Monomere A Acrylsäure ist.

Darüber hinaus ist das erfindungsgemäße Verfahren empfehlenswert
im Fall von radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisationen von
20 Monomerenzusammensetzungen die umfassen:

0,1 bis 30 Gew.-% Acrylnitril (vorzugsweise 0,5 bis 15 Gew.-%)
und

25 70 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit
1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/
oder Styrol,

oder

30

0,1 bis 30 Gew.-% Acrylnitril (vorzugsweise 0,5 bis 15 Gew.-%)
und

70 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien,
35

oder

0,1 bis 40 Gew.-% Vinylacetat und/oder Vinylpropionat und

40 60 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit
1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/
oder Styrol.

Ganz besonders empfehlenswert ist das erfindungsgemäße Verfahren
45 jedoch im Fall von radikalischen wäßrigen Emulsionspolymeri-
sationen von Monomerenzusammensetzungen die umfassen:

19

- 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisen-
den α,β -monoethylenisch ungesättigten
Carbonsäure und/oder deren Amid, ins-
besondere Acrylsäure,
- 5 0,1 bis 30 Gew.-% Acrylnitril (vorzugsweise 0,5 bis 15 Gew.-%)
und
- 10 69,9 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit
1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/
oder Styrol

oder

- 15 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisen-
den α,β -monoethylenisch ungesättigten
Carbonsäure und/oder deren Amid, ins-
besondere Acrylsäure,
- 20 0,1 bis 30 Gew.-% Acrylnitril (vorzugsweise 0,5 bis 15 Gew.-%)
und

69,9 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien,

25 oder

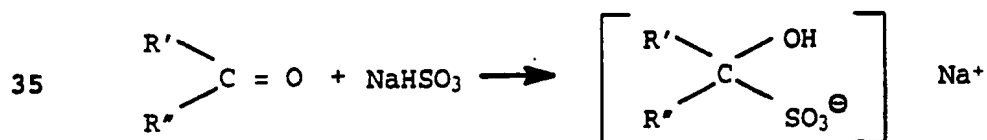
- 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisen-
den α,β -monoethylenisch ungesättigten
Carbonsäure und/oder deren Amide, ins-
besondere Acrylsäure,
- 30 0,1 bis 40 Gew.-% Vinylacetat und/oder Vinylpropionat und
- 35 59,9 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit
1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/
oder Styrol.

- Vorzugsweise werden die vorgenannten Monomerenzusammensetzungen
so gewählt, daß die Tg-Werte der resultierenden dispergierten
40 Polymerisate unterhalb 50°C, vorzugsweise unterhalb 25°C und ganz
besonders bevorzugt unterhalb 0°C (bis zu -70°C) liegen. Selbst-
verständlich kann der Tg-Wert aber auch oberhalb von 50°C oder
oberhalb von 100°C liegen.

- 45 Im Fall von Restmonomere enthaltenden wäßrigen Polymerisat-
dispersionen, deren dispergiertes Polymerisat aus wenigstens eine
ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisenden Monomeren nach der

radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation erzeugt wird, wird man in der Regel bereits im Rahmen dieser radikalischen wäßrigen Emulsionshauptpolymerisation die 1 Gew.-%-Grenze an auf die gesamte wäßrige Dispersion bezogenen Restmonomeren erreichen oder unterschreiten. In den Fällen, in denen dies nicht möglich ist, kann man, wie bereits erwähnt, das erfindungsgemäße Verfahren der Restmonomerenabsenkung entweder unmittelbar im Anschluß anwenden oder bis zum Erreichen der vorgenannten Grenze zunächst nach den an sich bekannten Methoden zur Restmonomerenverringierung des Standes der Technik verfahren, ehe man erfindungsgemäß weiterverfährt, um die Vorteile des erfindungsgemäßen Verfahrens zu nutzen. Generell können die Hauptpolyreaktion und der erfindungsgemäße Schritt der Restmonomerenabsenkung nahtlos ineinander übergehen. Auch kann das erfindungsgemäße radikalische Redox-initiatorsystem bereits im Rahmen der Hauptpolyreaktion mitverwendet worden sein.

Das erfindungsgemäß als Reduktionsmittel mitzuverwendende Addukt eines niederen Ketons an das Hydrogensulfitanion bildet sich in wäßrigem Medium, das beide Verbindungen enthält, automatisch. Das Entstehen des Adduktes weist sich durch eine negative Wärmetönung (exotherm) aus. In der Regel gelingt es nicht, die Additionsverbindung aus dem wäßrigen Medium heraus in reiner Form zu isolieren. Üblicherweise setzt man als erfindungsgemäßes Reduktionsmittel daher wäßrige Lösungen ein, die das niedere Keton und eine geeignete Hydrogensulfitquelle enthalten. Als letztere können z.B. SO_2 , Alkalimetallhydrogensulfite oder Alkalimetalldisulfit verwendet werden. Vorzugsweise werden NaHSO_3 und $\text{Na}_2\text{S}_2\text{O}_5$ verwendet. Aus letzterem bildet sich das Hydrogensulfit durch Hydrolyse. Zweckmäßigerweise wird man, bezogen auf die Stöchiometrie der Umsetzung (R' , R'' = organischer Rest)



das in der Regel relativ leicht flüchtige Keton in einem 1,2- bis 1,5-fachen Überschuß einsetzen. Ein solcher Überschuß verschiebt einerseits die Lage des Gleichgewichtes zugunsten des erforderlichen Addukts und gewährleistet auch für den Fall, daß sich unter den Bedingungen der erfindungsgemäßen Nachpolymerisation ein Teil des Ketons verflüchtigt, einen in ausreichender Menge verbleibenden Adduktgehalt im wäßrigem System.

21

Als 3 bis 8, vorzugsweise 3 bis 5, Kohlenstoffatome aufweisende Ketone kommen sowohl aliphatische als auch cyclische Ketone wie z.B. Aceton, Methylethylketon, Diethylketon, Acetylaceton, Methylacetoacetat, Cyclohexanon, Acetol und 4-Hydroxy-4-methyl-
5 -2-pentanon in Betracht, unter denen Aceton, Methylethylketon und Diethylketon bevorzugt sind. Besonders bevorzugt ist Aceton. Charakteristisch und erfindungswesentlich für diese Ketone ist, daß sie bei 25°C eine Wasserlöslichkeit von wenigstens 1 Gramm pro 1000 Gramm Wasser aufweisen.

10

Selbstverständlich können die erfindungsgemäß anzuwendenden radikalischen Redoxinitiatoren neben den beschriebenen Addukten zusätzlich andere Reduktionsmittel wie reduzierende Zucker, z.B. Lactose und Fructose, Derivate derselben wie Ascorbinsäure oder
15 Sulfinsäuren wie Hydroxymethansulfinsäure oder Alkylsulfinsäuren wie iso-Propylsulfinsäure umfassen. Vorzugsweise bilden die erfindungsgemäß mitzuverwendenden Addukte jedoch mehr als 25, besser mehr als 50, vorzugsweise mehr als 75 Gew.-% der Gesamtmenge an verwendeten Reduktionsmitteln und ganz besonders bevor-
20 zugt bilden sie das alleinige Reduktionsmittel.

Als oxidativer Bestandteil der erfindungsgemäß anzuwendenden radikalischen Redoxinitiatoren kommen z.B. molekularer Sauerstoff, Ozon, unter Radikalbildung Sauerstoff abgebende Mittel
25 ohne Peroxidstruktur, wie Alkalimetallchlorate- und -perchlorate, Übergangsmetalloxidverbindungen wie Kaliumpermanganat, Mangandioxid und Bleioxid, aber auch Bleitetraacetat und Jodbenzol in Betracht. Vorzugsweise werden jedoch Peroxide oder Hydroperoxide oder deren Gemisch eingesetzt.

30

Als besonders wirksam haben sich dabei Wasserstoffperoxid, Peroxodischwefelsäure und ihre Salze, insbesondere ihre Alkalimetallsalze, Pinanhydroperoxid, tert.-Butylhydroperoxid, Dibenzoylperoxid und Cumolhydroperoxid erwiesen. Vorzugsweise
35 wird ausschließlich tert.-Butylhydroperoxid verwendet.

Oxidationsmittel und Reduktionsmittel sollten in der Regel im Rahmen des erfindungsgemäßen Verfahrens in einem molaren Verhältnis von 0,1:1 bis 1:0,1, vorzugsweise 0,5:1 bis 1:0,5 und
40 besonders bevorzugt 0,75:1 bis 1:0,75 angewendet werden. Vorzugsweise werden sie in äquivalenten Mengen eingesetzt.

Im Rahmen des erfindungsgemäßen Verfahrens kann das erfindungsgemäß zu verwendende radikalische Redoxinitiatorsystem der die
45 Restmonomeren enthaltenden wäßrigen Polymerisatdispersion prinzipiell auf einmal zugesetzt werden. Mit Vorteil wird man jedoch höchstens das Oxidationsmittel auf einmal zusetzen und das Reduk-

tionsmittel im Verlauf weniger Stunden kontinuierlich zuführen. Ganz besonders vorteilhaft ist es jedoch das Oxidationsmittel und das Reduktionsmittel der zu behandelnden wäßrigen Polymerisatdispersion im Verlauf weniger Stunden kontinuierlich über getrennte Zuläufe zuzuführen. In der Regel werden beide Zuläufe im wesentlichen zeitgleich beginnen und enden, d.h. im wesentlichen wird die Zufuhr synchron erfolgen. Zweckmäßigerweise erfolgt die Zufuhr in Form wäßriger Lösungen.

- 10 Die anzuwendenden Mengen des erfindungsgemäß einzusetzenden radikalischen Redoxinitiatorsystems hängen selbstredend von der noch vorhandenen Menge an Restmonomeren und deren gewünschtem Verringerungsgrad ab.
- 15 In der Regel wird sich die einzusetzende Menge auf 0,01 bis 5 Gew.-%, mit Vorteil auf 0,1 bis 1 Gew.-%, bezogen auf das dispergierte Polymerisat, belaufen. Natürlich ist es möglich im Anschluß an das erfindungsgemäße Verfahren andere Verfahren zur Restmonomerenabsenkung anzuschließen.
- 20 Bemerkenswerterweise ist es im Fall der erfindungsgemäßen Restmonomerenverringerung nicht erforderlich, das erfindungsgemäße Redoxinitiatorsystem im Beisein einer im wäßrigen Reaktionsmedium löslichen Metallverbindung, deren metallische Komponente (z.B.
- 25 Eisen, Vanadin oder deren Gemisch) in mehreren Wertigkeitsstufen auftreten kann, anzuwenden. Selbstverständlich ist aber auch eine Anwendung in einem solchen Beisein möglich. In der Regel erfolgt diese dann in auf das Oxidations- oder Reduktionsmittel (die jeweilige Unterschußkomponente) bezogenen Mengen von 0,01 bis
- 30 1 Gew.-%, gerechnet als zuzusetzende Metallverbindung. Als solche kommen beispielsweise Eisen(II)sulfat, Eisen(II)chlorid, Eisen(II)nitrat, Eisen(II)acetat sowie die entsprechenden Eisen(III)salze, Ammonium- oder Alkalimetallvanadate (V(V)), Vanadium(III)chlorid, Vanadyl(V)trichlorid und insbesondere
- 35 Vanadyl(IV)sulfat-Pentahydrat in Betracht. Häufig werden noch Komplexbildner zugesetzt, die die Metalle unter Reaktionsbedingungen in Lösung halten. Wie die Verfahren der radikalischen Polymerisation generell, kann auch das erfindungsgemäße Verfahren sowohl unter Inertgasatmosphäre (z.B. N₂, Ar) als auch unter
- 40 Sauerstoff enthaltender Atmosphäre (z.B. Luft) angewendet werden.

Abschließend sei noch erwähnt, daß die erfindungsgemäß einzusetzenden radikalischen Redoxinitiatorsysteme eine wirksame Restmonomerenabsenkung in relativ kurzer Zeit ermöglichen. Ferner ist

45 von Bedeutung, daß das erfindungsgemäß als Reduktionsmittel zu verwendende Addukt in der Regel wäßrigen Polymerisatdispersionen als Konservierungsmittel zuzusetzende Mikroicide in vorteilhafter

23

Weise nicht zu reduzieren vermag, weshalb eine Anwendung desselben im Überschuß die diesbezügliche Qualität der wäßrigen Polymerisatdispersion nicht mindert. Die in den nachfolgenden Ausführungsbeispielen ermittelten Restmonomergehalte gehen mit Ausnahme der Bestimmung des Acrylsäuregehaltes auf gaschromatographische Bestimmungen zurück.

Die Ermittlung der Acrylsäuregehalte erfolge bei isokratischer Elution mittels Puffer pH-stabilisiertem wäßrigem Medium und unter Anwendung von Säulenrückspülung zur Regeneration der Säule in Anwendung der Reversed Phase High Pressure Liquid Chromatographie mit UV-Detektion, wobei die zu untersuchende wäßrige Polymerisatdispersion mittels Wasser verdünnt und die Hauptmenge des Polymerisats durch $\text{BaCl}_2/\text{H}_2\text{SO}_4$ oder Carrez-Fällung gefällt wurde. Untersucht wurde der flüssige Überstand einer Probe, wobei die Validierung der Vorgehensweise nach der Aufstockmethode gesichert wurde.

Beispiele und Vergleichsbeispiele

20

Beispiel A

Ein Monomergemisch bestehend aus 50 Gew.-% Styrol, 48 Gew.-% Butadien, 1,5 Gew.-% Acrylsäure und 0,5 Gew.-% Itaconsäure wurde wie folgt (unter Stickstoffatmosphäre) nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation polymerisiert:

Ein Gemisch aus 264 g Wasser, 216 g einer feinteiligen wäßrigen Polystyrolsaatdispersion eines Feststoffgehaltes von 36 Gew.-% und 2,5 g Itaconsäure wurde in einem Polymerisationsgefäß vorgelegt und auf 85°C erhitzt. Anschließend wurde auf einmal ein Gemisch aus 18,5 g Wasser und 1,5 g Ammoniumperoxodisulfat zugesetzt. Danach wurden zeitgleich beginnend unter Aufrechterhaltung der Polymerisationstemperatur von 85°C die Zulaufe I, II und III innerhalb von 6 h kontinuierlich zugeführt.

Zulauf I: 249 g Styrol
 239 g Butadien
 8,5 g tert. Dodecylmercaptan

40

Zulauf II: 97 g Wasser
 1 g Natriumpyrophosphat (pH-Puffer)
 7,7 g Acrylsäure
 10,84g Natriumsalz des Schwefelsäurehalbesters von
 ethoxyliertem Laurylalkohol (2EO)

45

Zulauf III: 18,4 g Wasser
1,5 g Ammoniumperoxodisulfat

Anschließend wurde noch 1 h bei 85°C gerührt. Die resultierende
5 wäßrige Polymerisatdispersion wies einen auf sie bezogenen Gesamtrestmonomerengehalt von 1,47 Gew.-% auf. Davon entfielen auf das im wesentlichen in Wasser unlösliche (Löslichkeit = 0,07 Gew.-% bei 25°C, 1 bar) Styrol 4700 mg/kg Dispersion und auf die mit Wasser bei 25°C und 1 bar in jedem Verhältnis misch-
10 bare Acrylsäure 700 mg/kg Dispersion.

Mittels wäßriger Natronlauge wurde die vorgenannte Restmonomeren enthaltende wäßrige Polymerisatdispersion auf einen pH-Wert von ca. 7 neutralisiert und anschließend wurden bei einer Temperatur
15 von 55°C die Zuläufe IV und V zeitgleich beginnend innerhalb von 2 h kontinuierlich zugeführt. Nach beendeter Zufuhr wurde noch 1 h bei 55°C gerührt. Während aller Verfahrensschritte wurde die N₂-Atmosphäre beibehalten.

20 Zulauf IV: 8,6 g Wasser
1,4 g tert.-Butylhydroperoxid

Zulauf V: 11,5 g Wasser
1 g Natriumdisulfit (Na₂S₂O₅)
25 0,65 g Aceton

Nach Beendigung des erfindungsgemäßen Verfahrens wies die wäßrige Polymerisatdispersion einen auf sie bezogenen Gesamtrestmonomerengehalt von weit unter 1 Gew.-% auf.

30 Davon entfielen auf Styrol 860 mg/kg Dispersion und auf Acrylsäure 100 mg/kg Dispersion.

Ließ man in Zulauf V das Aceton weg und verfuhr ansonsten gleich,
35 entfielen

auf Styrol 2100 mg/kg Dispersion und
auf Acrylsäure 700 mg/kg Dispersion.

Beispiel B

40 Wie Beispiel A (die Nachpolymerisation erfolgte jedoch unter Luftatmosphäre), Zulauf IV enthielt jedoch 2,1 g tert.-Butylhydroperoxid gelöst und Zulauf V enthielt 1,5 g Natriumdisulfit sowie 0,98 g Aceton. Von dem auf die wäßrige Polymerisatdispersion
45 bezogen weit unter 1 Gew.-% liegenden resultierenden Gesamtrestmonomerengehalt entfielen auf

25

Styrol 170 mg/kg Dispersion und auf
Acrylsäure 20 mg/kg Dispersion.

Beispiel C

5

Wie Beispiel A, Zulauf IV enthielt jedoch 2,8 g tert.-Butylhydroperoxid gelöst und Zulauf V enthielt 2 g Natriumdisulfit sowie 1,3 g Aceton. Von dem auf die wäßrige Polymerisatdispersion bezogen weit unter 1 Gew.-% liegenden resultierenden Gesamtrestmonomeren-
10 reingehalt entfielen auf
Styrol 75 mg/kg Dispersion und auf
Acrylsäure < 10 mg/kg Dispersion.

Die Qualität der resultierenden wäßrigen Polymerisatdispersion
15 war nicht beeinträchtigt.

Vergleichsbeispiel A

Die in Beispiel A nach Durchführung der erfindungsgemäßen Rest-
20 monomerenabsenkung erhaltene wäßrige Polymerisatdispersion wurde in an sich bekannter Weise mittels Wasserdampf gestrippt, wobei der Styrolgehalt von 860 mg/kg Dispersion auf 115 mg/kg Dispersion sank, während der Acrylsäuregehalt innerhalb der Meßgenauigkeit unverändert bei 100 mg/kg Dispersion stehen blieb.

25

Beispiel D

Beispiel A wurde wiederholt, die Restmonomerenreduktion wurde jedoch ohne vorherige Neutralisation mittels wäßriger Natronlauge
30 vorgenommen. Der pH-Wert des wäßrigen Dispergiermediums lag bei etwa 4. Im Ergebnis wurden nachfolgende Restmonomerengehalte erhalten:

Styrol 417 mg/kg Dispersion
35 Acrylsäure 52 mg/kg Dispersion

Obwohl die wäßrige Polymerisation mittels eines anionischen Emulgators stabilisiert wurde, dessen stabilisierende Wirkung bei pH-Werten < 7 gemindert ist, ging mit der Anwendung des
40 erfindungsgemäßen Verfahrens zur Restmonomerenreduktion keine Minderung der Qualität der Dispersion einher, insbesondere kam es nicht zur Bildung von Mikroflockungen (Stippen).

45

Ließ man in Zulauf V das Aceton weg und verfuhr ansonsten gleich, entfielen

auf Styrol 1560 mg/kg Dispersion und
auf Acrylsäure 550 mg/kg Dispersion.

5

Vergleichsbeispiel B

Wie Beispiel D, Zulauf V enthielt jedoch anstelle des erfindungs-
gemäßen Adduktes eine äquimolare Menge des Natriumsalzes der
10 Hydroxymethansulfonsäure gelöst. Im Ergebnis wurden nachfolgende
Restmonomerengehalte erhalten:

Styrol 560 mg/kg Dispersion
Acrylsäure 645 mg/kg Dispersion

15

Über eine Erhöhung der Wirkstoffgehalte in Zulauf V und IV konnte
keine wesentlich weitergehende Absenkung des Acrylsäuregehaltes
erreicht werden. Gleichzeitig trat jedoch eine Verschlechterung
der Qualität der wäßrigen Polymerisatdispersion infolge Stippen-
20 bildung ein.

Beispiel E

Beispiel A wurde wiederholt, 4 Gew.-% an Styrol wurden jedoch
25 durch 4 Gew.-% an Acrylnitril ersetzt. Im Ergebnis wurden nach-
folgende Restmonomerengehalte erhalten:

Styrol : 824 mg/kg Dispersion
Acrylsäure : 59 mg/kg Dispersion

30

Beispiel F

Wie Beispiel A, Zulauf III enthielt jedoch 3 g Ammoniumperoxo-
disulfat. Nach Beendigung der wäßrigen radikalischen Emulsions-
35 hauptpolymerisation betrug der auf die wäßrige Polymerisat-
dispersion bezogene Restmonomerengesamtgehalt 1,17 Gew.-%.

Davon entfielen auf Styrol 3900 mg/kg Dispersion
Acrylsäure 500 mg/kg Dispersion.

40

Nach Beendigung der erfindungsgemäßen Nachpolymerisation lag der
Gesamtrestmonomerengehalt weit unter 1 Gew.-%, bezogen auf die
wäßrige Polymerisatdispersion, davon entfielen auf

45 Styrol 360 mg/kg Dispersion
Acrylsäure 39 mg/kg Dispersion.

27

Beispiel G

Wie Beispiel F, Zulauf IV enthielt jedoch 2,8 g tert.-Butylhydroperoxid und Zulauf V enthielt 2 g Natriumdisulfit und 1,3 g
5 Aceton. Die resultierenden Restmonomergehalte betrugen

Styrol 55 mg/kg Dispersion
Acrylsäure < 10 mg/kg Dispersion.

10 Beispiel H

Wie Beispiel F, Zulauf IV enthielt jedoch 3,5 g tert.-Butylhydroperoxid und Zulauf V enthielt 2,5 g Natriumdisulfit und 1,6 g
Aceton. Die resultierenden Restmonomergehalte betrugen

15

Styrol 19 mg/kg Dispersion
Acrylsäure < 10 mg/kg Dispersion.

Beispiel I

20

Wie in Beispiel D, mit dem Unterschied, daß die Temperatur zur Nachpolymerisation 85°C betrug und Zulauf IV nicht 1,4 g tert-Butylhydroperoxid sondern 1,39 g Ammoniumperoxodisulfat und Zulauf V lediglich 0,5 g Natriumdisulfit und 0,33 g Aceton ent-

25 hielt.

Die resultierenden Restmonomergehalte lauteten:

Styrol 1005 mg/kg Dispersion
Acrylsäure 56 mg/kg Dispersion

30

Beispiel J

Ein Monomergemisch bestehend aus 49,1 Gew.-% n-Butylacrylat, 49,1 Gew.-% Vinylacetat und 1,8 Gew.-% Acrylsäure wurde gemäß der
35 Herstellvorschrift in "Methoden der organischen Chemie (Houben-Weyl), Bd. XIV/1, Makromolekulare Stoffe, Teil 1, Georg Thieme Verlag Stuttgart (1961), S. 186 (Herstellung von Acronal® 500 D)" nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation unter Luftatmosphäre polymerisiert und nachbereitet. Nach
40 der Abkühlung auf 35°C lag der Gesamtrestmonomergehalt bei etwa 3,2 Gew.-% bezogen auf die wäßrige Polymerisatdispersion und der pH-Wert des wäßrigen Dispergiermediums betrug 3,5.

45

Davon entfielen auf das in Wasser im wesentlichen unlösliche (Löslichkeit= 0,14 Gew.-% bei 20°C, 1 bar) n-Butylacrylat 21500 mg/kg Dispersion und auf die mit Wasser bei 25°C und 1 bar in jedem Verhältnis mischbare Acrylsäure 965 mg/kg Dispersion.

5

Zu 500 g dieser wäßrigen Polymerisatdispersion wurden innerhalb von 2 h bei 55°C zeitgleich beginnend nachfolgende Zulaufe I und II kontinuierlich zugeführt:

10 Zulauf I: 10 g Wasser
 1,6 g tert.-Butylhydroperoxid

Zulauf II: 13,3 g Wasser
 1,13 g Natriumdisulfit

15 0,73 g Aceton

Nach beendeter Zufuhr wurde noch 1 h bei 55°C gerührt. Anschließend wies die wäßrige Polymerisatdispersion einen auf sie bezogenen Gesamtrestmonomergehalt von weit unter 1 Gew.-% auf.

20 Während aller Verfahrensschritte wurde die Luftatmosphäre beibehalten.

Davon entfielen auf n-Butylacrylat 44 mg/kg Dispersion
und auf Acrylsäure < 10 mg/kg Dispersion.

25

Ließ man in Zulauf II das Aceton weg und verfuhr ansonsten gleich, entfielen

auf n-Butylacrylat 10500 mg/kg Dispersion und
auf Acrylsäure 800 mg/kg Dispersion.

30

Beispiel K

Ein Monomergemisch bestehend aus 14 Gew.-% Styrol, 69,2 Gew.-% n-Butylacrylat, 2,9 Gew.-% Acrylsäure und 13,9 Gew.-% Acrylnitril

35 wurde wie folgt nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation (unter N₂-Atmosphäre) polymerisiert.

Ein Gemisch aus 144 g Wasser und 1,8 g Natriumlaurylsulfat wurde in einem Polymerisationsgefäß vorgelegt und auf 85°C erhitzt. An-

40 schließlich wurde auf einmal eine Lösung von 0,26 g Ammoniumperoxodisulfat in 5 g Wasser zugesetzt. Danach wurden zeitgleich beginnend unter Aufrechterhaltung der 85°C die Zulaufe I und II innerhalb von 6 h und Zulauf III innerhalb von 6,5 h kontinuierlich zugeführt.

45

29

Zulauf I: 274 g Wasser
 2,4 g Natriumpyrophosphat (pH-Puffer)
 8,5 g Natriumlaurylsulfat
 15,9 g Acrylsäure
 5 74,3 g Styrol
 366 g n-Butylacrylat

Zulauf II: 74 g Acrylnitril

10 Zulauf III: 45 g Wasser
 2,4 g Ammoniumperoxodisulfat

Anschließend wurde noch 1 h bei 85°C gerührt. Die resultierende wäßrige Polymerisatdispersion wies einen auf sie bezogenen Gesamtrestmonomergehalt von < 1 Gew.-% auf. Davon entfielen auf
 15 n-Butylacrylat 5400 mg/kg Dispersion, auf Acrylsäure 800 mg/kg Dispersion, auf Styrol 100 mg/kg Dispersion und auf Acrylnitril (Löslichkeit in Wasser bei 20°C, 1 bar: 7,35 Gew.-%) 500 mg/kg Dispersion.

20

Vorgenannte wäßrige Polymerisatdispersion wurde auf 60°C temperiert und bei dieser Temperatur wurden innerhalb von 2 h die Zulaufe IV und V kontinuierlich zugeführt. Nach beendeter Zufuhr wurde noch 1 h bei 60°C gerührt. Während aller Verfahrensschritte
 25 wurde die N₂-Atmosphäre beibehalten.

Zulauf IV: 9,1 g Wasser
 1,52 g tert.-Butylhydroperoxid

30 Zulauf V: 12,3 g Wasser
 1 g Natriumdisulfit
 0,66 g Aceton

Nach Beendigung des erfindungsgemäßen Verfahrens wies die wäßrige
 35 Polymerisatdispersion einen auf sie bezogenen Gesamtrestmonomergehalt von weit unter 1 Gew.-% auf. Davon entfielen auf

n-Butylacrylat	60 mg/kg Dispersion
Acrylsäure	< 10 mg/kg Dispersion
40 Acrylnitril	< 10 mg/kg Dispersion
Styrol	< 10 mg/kg Dispersion.

Ließ man in Zulauf V das Aceton weg und verfuhr ansonsten gleich, entfielen auf

45

30

n-Butylacrylat	1200 mg/kg Dispersion
Acrylsäure	600 mg/kg Dispersion
Acrylnitril	250 mg/kg Dispersion
Styrol	100 mg/kg Dispersion.

5

In entsprechender Weise kann bei vorstehend ausgeführten Beispielen die Nachpolymerisation im Druckgefäß auch bei 80°C durchgeführt werden.

10

15

20

25

30

35

40

45

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung einer wäßrigen Polymerisat-
dispersion, bei dem man eine wäßrige Dispersion eines Poly-
merisats, das wenigstens zwei voneinander verschiedene,
wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisende,
Monomere A und B in chemisch gebundener Form eingebaut ent-
hält, in an sich bekannter Weise so erzeugt, daß der Gesamt-
gehalt der wäßrigen Polymerisatdispersion an freien, d.h.
nicht chemisch gebundenen, wenigstens eine ethylenisch unge-
sättigte Doppelbindung aufweisenden Monomeren, bezogen auf
die wäßrige Polymerisatdispersion, im Bereich von > 0 bis
 ≤ 1 Gew.-% liegt und anschließend diesen Restmonomerengehalt
durch Einwirkung eines wenigstens ein Oxidationsmittel und
wenigstens ein Reduktionsmittel umfassenden radikalischen
Redoxinitiatorsystems verringert, dadurch gekennzeichnet, daß
das Redoxinitiatorsystem als Reduktionsmittel das Addukt
eines Ketons, an dessen Aufbau 3 bis 8 C-Atome beteiligt
sind, an das Hydrogensulfitanion und/oder die konjugierte
Säure dieses Addukts umfaßt.
2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß der zu
verringerte Restmonomerengehalt > 0 bis $\leq 0,5$ Gew.-% be-
trägt.
3. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß der zu
verringerte Restmonomerengehalt > 0 bis $\leq 0,1$ Gew.-% be-
trägt.
4. Verfahren nach Anspruch 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß
das dispergierte Polymerisat wenigstens drei voneinander ver-
schiedene, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe
aufweisende Monomere in chemisch gebundener Form eingebaut
enthält.
5. Verfahren nach Anspruch 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß
das dispergierte Polymerisat wenigstens vier voneinander ver-
schiedene, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe
aufweisende Monomere in chemisch gebundener Form eingebaut
enthält.

6. Verfahren nach Anspruch 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß das dispergierte Polymerisat wenigstens fünf voneinander verschiedene, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisende Monomere in chemisch gebundener Form eingebaut enthält.
5
7. Verfahren nach Anspruch 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß das dispergierte Polymerisat wenigstens sechs voneinander verschiedene, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisende Monomere in chemisch gebundener Form eingebaut enthält.
10
8. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß das Verhältnis L_A/L_B einen Wert $\geq 1,1$ aufweist, wobei L_A die bei 55°C und 1 bar zu ermittelnde molale Löslichkeit desjenigen Monomeren des zu verringernden Restmonomerengemisches mit der unter diesen Bedingungen höchsten molalen Löslichkeit in Wasser und L_B die entsprechende Löslichkeit desjenigen Monomeren des zu verringernden Restmonomerengemisches mit der unter diesen Bedingungen geringsten molalen Löslichkeit in Wasser meint.
15
20
9. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß $L_A/L_B \geq 1,5$ beträgt.
25
10. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß $L_A/L_B \geq 5$ beträgt.
11. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß $L_A/L_B \geq 10$ beträgt.
30
12. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß $L_A/L_B \geq 50$ beträgt.
- 35 13. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß $L_A/L_B \geq 100$ beträgt.
14. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß $L_A/L_B \geq 1000$ beträgt.
40
15. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß $L_A/L_B \geq 100.000$ beträgt.
16. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß das zu verringernde Restmonomerengemisch wenigstens eines der Monomeren aus der Gruppe umfassend Styrol, Butadien, n-Butylacrylat und 2-Ethylhexylacrylat und wenigstens eines der Mo-
45

33

moneren aus der Gruppe umfassend Acrylsäure, Methacrylsäure, Itaconsäure, Acrylamid und Methacrylamid beinhaltet.

- 5 17. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß das zu verringernde Restmonomerengemisch wenigstens eines der Monomeren aus der Gruppe umfassend Methylmethacrylat, Vinylacetat und Acrylnitril und wenigstens eines der Monomeren aus der Gruppe umfassend Acrylsäure, Methacrylsäure, Itaconsäure, Acrylamid und Methacrylamid beinhaltet.
- 10 18. Verfahren nach Anspruch 1 bis 17, dadurch gekennzeichnet, daß das zu verringernde Restmonomerengemisch Acrylnitril umfaßt.
- 15 19. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 8 und 16 bis 17, dadurch gekennzeichnet, daß das zu verringernde Restmonomerengemisch Acrylsäure umfaßt.
- 20 20. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 8 und 16 bis 19, dadurch gekennzeichnet, daß das zu verringernde Restmonomerengemisch Acrylsäure und Acrylnitril umfaßt.
- 25 21. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 20, dadurch gekennzeichnet, daß der Feststoffvolumengehalt der in an sich bekannter Weise erzeugten wäßrigen Polymerisatdispersion 10 bis 50 Vol.-% beträgt.
- 30 22. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 20, dadurch gekennzeichnet, daß der Feststoffvolumengehalt der in an sich bekannter Weise erzeugten wäßrigen Polymerisatdispersion 20 bis 60 Vol.-% beträgt.
- 35 23. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 20, dadurch gekennzeichnet, daß der Feststoffvolumengehalt der in an sich bekannter Weise erzeugten wäßrigen Polymerisatdispersion 30 bis 70 Vol.-% beträgt.
- 40 24. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 8 und 16 bis 23, dadurch gekennzeichnet, daß das dispergierte Polymerisat 0,1 bis 5 Gew.-% Acrylsäure chemisch gebunden eingebaut aufweist.
- 45 25. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 8 und 16 bis 23, dadurch gekennzeichnet, daß das dispergierte Polymerisat 0,1 bis 4 Gew.-% Acrylsäure chemisch gebunden eingebaut aufweist.

26. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 8 und 16 bis 23, dadurch gekennzeichnet, daß das dispergierte Polymerisat ≥ 5 bis 60 Gew.-% Acrylsäure chemisch gebunden eingebaut aufweist.
- 5 27. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 26, dadurch gekennzeichnet, daß die Einwirkung des Redoxinitiatorsystems bei einem pH-Wert des wäßrigen Dispergiermediums von 2 bis < 7 erfolgt.
- 10 28. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 26, dadurch gekennzeichnet, daß die Einwirkung des Redoxinitiatorsystems bei einem pH-Wert des wäßrigen Dispergiermediums von 2 bis 6 erfolgt.
- 15 29. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 26, dadurch gekennzeichnet, daß die Einwirkung des Redoxinitiatorsystems bei einem pH-Wert des wäßrigen Dispergiermediums von 2 bis 5 erfolgt.
- 20 30. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 29, dadurch gekennzeichnet, daß die Einwirkung des Redoxinitiatorsystems bei einer Temperatur von 20 bis 65°C erfolgt.
31. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 30, dadurch gekennzeichnet, daß die in an sich bekannter Weise erzeugte wäßrige Polymerisatdispersion eine Sekundärdispersion ist.
- 25 32. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 30, dadurch gekennzeichnet, daß die Herstellung des dispergierten Polymerisats der in an sich bekannter Weise erzeugten wäßrigen Polymerisatdispersion aus wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisenden Monomeren nach der Methode der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation erfolgt.
- 30 33. Verfahren nach Anspruch 32, dadurch gekennzeichnet, daß die radikalische wäßrige Emulsionspolymerisation nach dem Zulaufverfahren durchgeführt wird.
- 35 34. Verfahren nach Anspruch 33, dadurch gekennzeichnet, daß 50 bis 100 Gew.-% der zu polymerisierenden Monomeren dem Polymerisationsgefäß ab Beginn der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation zugesetzt werden.
- 40 35. Verfahren nach Anspruch 33, dadurch gekennzeichnet, daß 80 bis 100 Gew.-% der zu polymerisierenden Monomeren dem Polymerisationsgefäß ab Beginn der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation zugesetzt werden.
- 45

35

36. Verfahren nach den Ansprüchen 32 bis 35, dadurch gekennzeichnet, daß die ab Beginn der radikalischen wäßrigen Emulsionspolymerisation dem Polymerisationsgefäß zuzusetzenden Monomeren kontinuierlich so zugeführt werden, daß zu jedem Zeitpunkt der Zufuhr wenigstens 80 Gew.-% der dem Polymerisationsgefäß bereits zuvor zugesetzten Monomeren einpolymerisiert sind.
37. Verfahren nach Anspruch 36, dadurch gekennzeichnet, daß zu jedem Zeitpunkt der kontinuierlichen Zufuhr wenigstens 90 Gew.-% der dem Polymerisationsgefäß bereits zuvor zugesetzten Monomeren einpolymerisiert sind.
38. Verfahren nach Anspruch 32 bis 37, dadurch gekennzeichnet, daß das zur Herstellung des dispergierten Polymerisats verwendete radikalische Initiatorsystem Peroxodischwefelsäure und/oder deren Alkalimetallsalze und/oder deren Ammoniumsalze umfaßt.
39. Verfahren nach Anspruch 32 bis 38, dadurch gekennzeichnet, daß zur Herstellung des dispergierten Polymerisats als radikalisches Initiatorsystem ausschließlich Peroxodischwefelsäure und/oder deren Alkalimetallsalze und/oder deren Ammoniumsalz verwendet wird.
40. Verfahren nach Anspruch 32 bis 39, dadurch gekennzeichnet, daß zur Herstellung des dispergierten Polymerisats eine Polymerisationstemperatur von 70 bis 100°C angewendet wird.
41. Verfahren nach Anspruch 32 bis 40, dadurch gekennzeichnet, daß zur Herstellung des dispergierten Polymerisats eine Polymerisationstemperatur von 80 bis 100°C angewendet wird.
42. Verfahren nach Anspruch 32 bis 41, dadurch gekennzeichnet, daß die zur Herstellung des dispergierten Polymerisats zu polymerisierende Monomerenzusammensetzung wenigstens zwei voneinander verschiedene wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisende Monomere umfaßt und im übrigen
- 70 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol,
- oder
- 70 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien,

oder

- 70 bis 99,9 Gew.-% Vinylchlorid und/oder Vinylidenchlorid,

5

oder

- 40 bis 99,9 Gew.-% Vinylacetat, Vinylpropionat und/oder Ethylen

10

enthält.

43. Verfahren nach Anspruch 32 bis 41, dadurch gekennzeichnet, daß die zur Herstellung des dispergierten Polymerisats zu polymerisierende Monomerenzusammensetzung umfaßt:

15

0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäure und/oder deren Amid (Monomere A) und

20

70 bis 99,9 Gew.-% an Estern der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol (Monomere B),

25

oder

0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäure und/oder deren Amid (Monomere A) und

30

70 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien (Monomere B'),

35

oder

0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäure und/oder deren Amid (Monomere A) und

40

70 bis 99,9 Gew.-% Vinylchlorid und/oder Vinylidenchlorid (Monomere B''),

45

oder

37

- 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäure und/oder deren Amid (Monomere A) und
- 5 40 bis 99,9 Gew.-% Vinylacetat, Vinylpropionat und/oder Ethylen (B''').
- 10 44. Verfahren nach Anspruch 32 bis 41, dadurch gekennzeichnet, daß die zur Herstellung des dispergierten Polymerisats zu polymerisierende Monomerenzusammensetzung umfaßt:
- 15 0,1 bis 30 Gew.-% Acrylnitril (vorzugsweise 0,5 bis 15 Gew.-%) und
- 70 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol,
- 20 oder
- 0,1 bis 30 Gew.-% Acrylnitril (vorzugsweise 0,5 bis 15 Gew.-%) und
- 25 70 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien,
- oder
- 30 0,1 bis 40 Gew.-% Vinylacetat und/oder Vinylpropionat und
- 60 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol
- 35 oder
- 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäure und/oder deren Amid, insbesondere Acrylsäure,
- 40 0,1 bis 30 Gew.-% Acrylnitril (vorzugsweise 0,5 bis 15 Gew.-%) und

38

- 69,9 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol
- 5 oder
- 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäure und/oder deren Amid, insbesondere Acrylsäure,
- 10
- 0,1 bis 30 Gew.-% Acrylnitril (vorzugsweise 0,5 bis 15 Gew.-%) und
- 15 69,9 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien,
- oder
- 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens einer 3 bis 6 C-Atome aufweisenden α,β -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäure und/oder deren Amid, insbesondere Acrylsäure,
- 20
- 0,1 bis 40 Gew.-% Vinylacetat und/oder Vinylpropionat und
- 25 59,9 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol.
- 30 45. Verfahren nach Anspruch 1 bis 44, dadurch gekennzeichnet, daß die ketonische Komponente des als Reduktionsmittel mitzuverwendenden Addukts 3 bis 5 C-Atome aufweist.
46. Verfahren nach Anspruch 1 bis 44, dadurch gekennzeichnet, daß die ketonische Komponente des als Reduktionsmittel mitzuverwendenden Addukts Aceton, Diethylketon und/oder Methyl-ethylketon ist.
- 35
47. Verfahren nach Anspruch 1 bis 44, dadurch gekennzeichnet, daß die ketonische Komponente des als Reduktionsmittel mitzuverwendenden Addukts Aceton ist.
- 40
48. Verfahren nach Anspruch 1 bis 44, dadurch gekennzeichnet, daß als Reduktionsmittel des radikalischen Redoxinitiatorsystems ausschließlich das Addukt eines 3 bis 8 C-Atome aufweisenden
- 45

39

Ketons an das Hydrogensulfitanion und/oder dessen konjugierte Säure verwendet wird.

49. Verfahren nach Anspruch 1 bis 48, dadurch gekennzeichnet, daß
5 als Reduktionsmittel des radikalischen Redoxinitiatorsystems ausschließlich das Addukt von Aceton an das Hydrogensulfit-anion und/oder dessen konjugierte Säure verwendet wird.
50. Verfahren nach Anspruch 1 bis 49, dadurch gekennzeichnet, daß
10 als Oxidationsmittel des radikalischen Redoxinitiatorsystems ein Peroxid und/oder ein Hydroperoxid mitverwendet wird.
51. Verfahren nach Anspruch 1 bis 50, dadurch gekennzeichnet, daß
15 als Oxidationsmittel des radikalischen Redoxinitiatorsystems Wasserstoffperoxid, Peroxodischwefelsäure, die Salze der Peroxodischwefelsäure, Pinanhydroperoxid, tert.-Butylhydroperoxid, Dibenzoylperoxid und/oder Cumolhydroperoxid mitverwendet werden.
- 20 52. Verfahren nach Anspruch 1 bis 51, dadurch gekennzeichnet, daß als Oxidationsmittel des radikalischen Redoxinitiatorsystems tert.-Butylhydroperoxid mitverwendet wird.
53. Verfahren nach Anspruch 1 bis 52, dadurch gekennzeichnet, daß
25 das radikalische Redoxinitiatorsystem als Reduktionsmittel das Addukt von Aceton an das Hydrogensulfitanion und/oder dessen konjugierte Säure und als Oxidationsmittel tert.-Butylhydroperoxid enthält.
- 30 54. Verfahren nach Anspruch 1 bis 53, dadurch gekennzeichnet, daß das radikalische Redoxinitiatorsystem als Reduktionsmittel ausschließlich das Addukt von Aceton an das Hydrogensulfitanion und/oder dessen konjugierte Säure und als Oxidationsmittel ausschließlich tert.-Butylhydroperoxid aufweist.
- 35 55. Verfahren nach Anspruch 1 bis 54, dadurch gekennzeichnet, daß das radikalische Redoxinitiatorsystem auch eine im wäßrigen Reaktionsmedium lösliche Metallverbindung umfaßt, deren metallische Komponente in mehreren Wertigkeitsstufen auftreten kann.
- 40 56. Wäßrige Polymerisatdispersion, deren Polymerisat neben Acrylsäure noch wenigstens ein von Acrylsäure verschiedenes, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisendes Monomeres in chemisch gebundener Form eingebaut enthält und
- 45

deren Acrylsäuregehalt unter 100 mg Acrylsäure pro kg wäßriger Dispersion beträgt.

57. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56, deren Acrylsäuregehalt unter 50 mg Acrylsäure pro kg wäßriger Dispersion beträgt.
58. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56, deren Acrylsäuregehalt unter 40 mg Acrylsäure pro kg wäßriger Dispersion beträgt.
59. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56, deren Acrylsäuregehalt unter 25 mg pro kg wäßriger Dispersion beträgt.
60. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56, deren Acrylsäuregehalt unter 10 mg pro kg wäßriger Dispersion beträgt.
61. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56 bis 60, deren Polymerisat 0,1 bis 5 Gew.-% Acrylsäure in chemisch gebundener Form eingebaut enthält.
62. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56 bis 60, deren Polymerisat 5 bis 60 Gew.-% Acrylsäure in chemisch gebundener Form eingebaut enthält.
63. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56 bis 62, deren Polymerisat aus wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisenden Monomeren aufgebaut ist.
64. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56 bis 63, deren Polymerisat neben Acrylsäure wenigstens eines der Monomeren aus der Gruppe umfassend Styrol, Butadien, n-Butylacrylat, 2-Ethylhexylacrylat, Methylmethacrylat, Vinylacetat und Acrylnitril in chemisch gebundener Form eingebaut enthält.
65. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56 bis 64, deren Feststoffvolumengehalt 10 bis 50 Vol-% beträgt.
66. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56 bis 64, deren Feststoffvolumengehalt 20 bis 60 Vol-% beträgt.
67. Wäßrige Polymerisatdispersion nach Anspruch 56 bis 64, deren Feststoffvolumengehalt 30 bis 70 Vol-% beträgt.

41

68. Wäßrige Polymerisattdispersion nach Anspruch 56 bis 67, deren wäßriges Dispergiermedium einen pH-Wert von 2 bis < 7 aufweist.
- 5 69. Wäßrige Polymerisattdispersion nach Anspruch 56 bis 68, deren wäßriges Dispergiermedium einen pH-Wert von 2 bis 6 aufweist.
70. Wäßrige Polymerisattdispersion nach Anspruch 56 bis 69, deren wäßriges Dispergiermedium einen pH-Wert von 2 bis 5 aufweist.
- 10 71. Wäßrige Polymerisattdispersion nach Anspruch 56 bis 70, deren Polymerisat neben Acrylsäure, bezogen auf das Gewicht des Polymerisats, einpolymerisiert enthält:
- 15 - 70 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol,
- oder
- 20 - 70 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien,
- oder
- 25 - 70 bis 99,9 Gew.-% Vinylchlorid und/oder Vinylidenchlorid,
- oder
- 30 - 40 bis 99,9 Gew.-% Vinylacetat, Vinylpropionat und/oder Ethylen.
72. Wäßrige Polymerisattdispersion, erhältlich nach einem Verfahren gemäß Anspruch 1 bis 55.
- 35 73. Verwendung eines radikalischen Redoxinitiatorsystems, das als Reduktionsmittel das Addukt eines Ketons, an dessen Aufbau 3 bis 8 C-Atome beteiligt sind, an das Hydrogensulfitanion und/oder die konjugierte Säure dieses Addukts umfaßt, zur Verringerung des > 0 bis ≤ 1 Gew.-%, bezogen auf die wäßrige Polymerisattdispersion, betragenden Gehalts einer wäßrigen Polymerisattdispersion an wenigstens zwei voneinander verschiedenen, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Doppelbindung aufweisenden freien, d.h. nicht chemisch gebundenen, Monomeren.

45

42

74. Verwendung nach Anspruch 73, mit der Maßgabe, daß wenigstens eines der zwei voneinander verschiedenen, wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Doppelbindung aufweisenden freien Monomeren Acrylsäure ist.

5

10

15

20

25

30

35

40

45

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Intern al Application No
PCT/EP 95/00607A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
IPC 6 C08F6/00

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
IPC 6 C08F

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
Y	US,A,28 065 (BERESNIEWICZ A.) 2 July 1974 see the whole document see column 3, line 24 - line 36 ---	1,2,30, 32, 45-54,73
Y	US,A,4 360 632 (PINSCHMIDT R. K.) 23 November 1982 see the whole document & DE,A,32 39 212 ---	1,2,30, 32, 45-54,73
A	EP,A,0 158 523 (POLYSAR LIMITED) 16 October 1985 see claims 1,9 --- -/--	1

☒ Further documents are listed in the continuation of box C.☒ Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents :

- *A* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- *E* earlier document but published on or after the international filing date
- *L* document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- *O* document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- *P* document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

T later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention

X document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone

Y document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.

& document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

16 May 1995

Date of mailing of the international search report

12.06.95

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+ 31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+ 31-70) 340-3016

Authorized officer

Fischer, B

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No
PCT/EP 95/00607

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	FR,A,2 377 425 (WACKER-CHEMIE GMBH) 11 August 1978 see examples 1-3 -----	1

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No
PCT/EP 95/00607

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
US-A-28065		NONE	
US-A-4360632	23-11-82	DE-A- 3239212 FR-A, B 2515189 GB-A, B 2108980 JP-C- 1385885 JP-A- 58080302 JP-B- 61054321	26-05-83 29-04-83 25-05-83 26-06-87 14-05-83 21-11-86
DE-A-3239212	26-05-83	US-A- 4360632 FR-A, B 2515189 GB-A, B 2108980 JP-C- 1385885 JP-A- 58080302 JP-B- 61054321	23-11-82 29-04-83 25-05-83 26-06-87 14-05-83 21-11-86
EP-A-0158523	16-10-85	US-A- 4529753 AU-B- 577363 AU-A- 4088085 CA-A- 1229947 DE-A- 3565682 FR-A, B 2562545 JP-C- 1680241 JP-B- 3044561 JP-A- 60229902 NL-A- 8501008	16-07-85 22-09-88 17-10-85 01-12-87 24-11-88 11-10-85 13-07-92 08-07-91 15-11-85 01-11-85
FR-A-2377425	11-08-78	DE-A- 2701147 BE-A- 862893 CH-A- 632284 GB-A- 1569508 JP-C- 1002556 JP-A- 53088085 JP-B- 54037988 NL-A, C 7712795 SE-B- 439487 SE-A- 7800383 US-A- 4205161	20-07-78 13-07-78 30-09-82 18-06-80 27-06-80 03-08-78 17-11-79 17-07-78 17-06-85 14-07-78 27-05-80

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES
IPK 6 C08F6/00

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole)
IPK 6 C08F

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
Y	US,A,28 065 (BERESNIEWICZ A.) 2. Juli 1974 siehe das ganze Dokument siehe Spalte 3, Zeile 24 - Zeile 36 ---	1, 2, 30, 32, 45-54, 73
Y	US,A,4 360 632 (PINSCHMIDT R. K.) 23. November 1982 siehe das ganze Dokument & DE,A,32 39 212 ---	1, 2, 30, 32, 45-54, 73
A	EP,A,0 158 523 (POLYSAR LIMITED) 16. Oktober 1985 siehe Ansprüche 1,9 --- -/--	1

☒ Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen

☒ Siehe Anhang Patentfamilie

* Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen :

- * "A" Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist
- * "E" älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist
- * "L" Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)
- * "O" Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht
- * "P" Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist

* "T" Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist

* "X" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden

* "Y" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann nabeliegend ist

* "G" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

Datum des Abschlusses der internationalen Recherche

16. Mai 1995

Absenddatum des internationalen Recherchenberichts

12.06.95

Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde
Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+ 31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax (+ 31-70) 340-3016

Bevollmächtigter Bediensteter

Fischer, B

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Internales Aktenzeichen
PCT/EP 95/00607

C.(Fortsetzung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
A	FR,A,2 377 425 (WACKER-CHEMIE GMBH) 11. August 1978 siehe Beispiele 1-3 -----	1

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
US-A-28065		KEINE	
US-A-4360632	23-11-82	DE-A- 3239212	26-05-83
		FR-A, B 2515189	29-04-83
		GB-A, B 2108980	25-05-83
		JP-C- 1385885	26-06-87
		JP-A- 58080302	14-05-83
		JP-B- 61054321	21-11-86
DE-A-3239212	26-05-83	US-A- 4360632	23-11-82
		FR-A, B 2515189	29-04-83
		GB-A, B 2108980	25-05-83
		JP-C- 1385885	26-06-87
		JP-A- 58080302	14-05-83
		JP-B- 61054321	21-11-86
EP-A-0158523	16-10-85	US-A- 4529753	16-07-85
		AU-B- 577363	22-09-88
		AU-A- 4088085	17-10-85
		CA-A- 1229947	01-12-87
		DE-A- 3565682	24-11-88
		FR-A, B 2562545	11-10-85
		JP-C- 1680241	13-07-92
		JP-B- 3044561	08-07-91
		JP-A- 60229902	15-11-85
		NL-A- 8501008	01-11-85
FR-A-2377425	11-08-78	DE-A- 2701147	20-07-78
		BE-A- 862893	13-07-78
		CH-A- 632284	30-09-82
		GB-A- 1569508	18-06-80
		JP-C- 1002556	27-06-80
		JP-A- 53088085	03-08-78
		JP-B- 54037988	17-11-79
		NL-A, C 7712795	17-07-78
		SE-B- 439487	17-06-85
		SE-A- 7800383	14-07-78
		US-A- 4205161	27-05-80